



معاونت پژوهشی



شرکت شهرک‌های صنعتی کهگیلویه و بویراحمد

عنوان:

مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی تولید هگزان نرمال گرید خوراکی

مشاور:

جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر

معاونت پژوهشی

۱۳۸۷ زمستان

آدرس: تهران - خیابان حافظ - دانشگاه صنعتی امیرکبیر (پلی‌تکنیک تهران) - جهاد دانشگاهی
واحد صنعتی امیرکبیر - معاونت پژوهشی - تلفن: ۰۸۸۰-۸۷۵۰ و ۰۸۸۹۲۱۴۳ فکس: ۰۸۸۰-۶۹۸۴
Email: research@jdamirkabir.ac.ir www.jdamirkabir.ac.ir



واحدهای صنعتی امیرکبیر

معاونت پژوهشی

مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی

تولید هگزان نرمال خوراکی



شرکت شهرک‌های صنعتی کوهگلوبه و بویراحمد

خلاصه طرح

نام محصول		
هگزان نرمال (گرید خوراکی)		موارد کاربرد
استخراج روغن از دانه‌های روغنی	(تن)	
۵۰۰۰	ظرفیت پیشنهادی طرح	
برش نفتا	عمده مواد اولیه مصرفی	
۱۷۰۰۰	(تن)	میزان مصرف سالیانه مواد اولیه
۵۰	(نفر)	اشغال‌زایی
-	ارزی (دلار)	سرمایه‌گذاری ثابت طرح
۶۳۳۳۶	ریالی (میلیون ریال)	
۶۳۳۳۶	مجموع (میلیون ریال)	
-	ارزی (دلار)	سرمایه در گردش طرح
۶۵۲۷	ریالی (میلیون ریال)	
۶۵۲۷	مجموع (میلیون ریال)	
۶۰۰۰	(متر مربع)	زمین مورد نیاز
۳۰۰۰	تولیدی (متر مربع)	زیربنا
۱۰۰۰	انبار (متر مربع)	
۱۰۰۰	خدماتی (متر مربع)	
۱۵۰۰۰	آب (متر مکعب)	صرف سالیانه آب، برق و گاز
۴۰۰۰	برق (کیلو وات)	
۱۰۰۰	بخار (تن)	

صفحه (۲)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی
	مجربی: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی		



واحدهای صنعتی امیرکبیر

معاونت پژوهشی

مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی

تولید هگزان نرمال خوراکی



شرکت شهرک‌های صنعتی کوهگلیویه و بویراحمد

فهرست مطالب

صفحه	عنوان
۶	۱- معرفی محصول.....
۷	۱-۱- نام و کد محصول (آیسیک ۳)، شماره تعریفه گمرکی، کاربرد و تشریح بازار هدف.
۸	۱-۲- بررسی و ارائه استاندارد ملی یا بین‌المللی.....
۱۱	۱-۳- بررسی و ارائه اطلاعات لازم در زمینه قیمت محصول تولیدی در داخل و خارج از کشور.....
۱۱	۱-۴- اهمیت محصول تولیدی، کشورهای تولیدکننده و کشورهای مصرف کننده محصول.....
۱۳	۲- وضعیت عرضه و تقاضا.....
۱۳	۲-۱- بررسی ظرفیت بپرهبرداری و روند تولید، سطح تکنولوژی، واحدهای تولیدی موجود ظرفیت اسمی، ظرفیت عملی و ذکر نام کشورها و شرکت‌های سازنده ماشین‌آلات مورد استفاده جهت تولید محصول.....
۱۳	۲-۲- بررسی امکان صادرات محصولات طرح و روند صادرات در ۵ سال گذشته و برآورد میزان صادرات در آینده.....
۱۴	۲-۳- بررسی روند واردات محصول تا پایان سال ۸۶.....
۱۴	۲-۴- بررسی روند مصرف محصول تولیدی.....
۱۶	۲-۵- جمع‌بندی میزان عرضه و تقاضا و برآورد میزان کمبود یا سیم بازار هدف‌گذاری شده.....
۱۷	۲-۶- بررسی و ارایه رویکرد و برنامه مناسب بازاریابی، تبلیغ، توزیع و فروش.....
۱۸	۲-۷- تدوین برنامه تولید برای یک دوره ۵ ساله.....
۱۹	۳- بررسی فنی و تکنولوژی.....
۱۹	۳-۱- مطالعه و بررسی روش‌ها و تکنولوژی‌های روز تولید در دنیا و مقایسه و ارزیابی مزایا و معایب و انتخاب تکنولوژی مناسب (ارائه کلیات روش تولید، نمودار فرآیند عملیات OPC و نحوه کنترل کیفیت.....

صفحه (۳)	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



صفحه	عنوان
۲۲	۳-۲- بررسی وضعیت طرح‌های جدید و طرح‌های توسعه در دست اجرا از نظر تعداد، ظرفیت، محل اجرا، میزان پیشرفت فیزیکی و سطح تکنولوژی و سرمایه‌گذاری‌های انجام شده اعم از ریالی و ارزی با توجه به شهرستان پیشنهادی و مقایسه با دیگر کشورها
۲۳	۳-۳- تعیین چگونگی و منبع تأمین ماشین‌آلات و تجهیزات دانش فنی مورد نیاز
۲۴	۴-۳- برآورد مواد اولیه نیاز در شهرستان پیشنهاد شده
۲۵	۵-۳- برآورد نیازهای تأسیساتی (آب، برق، گاز، امکانات مخابراتی و دسترسی به راه‌های ارتباطی (راه، فرودگاه، راه‌آهن، بندر و ...) با توجه به موقعیت شهرستان پیشنهاد شده جهت اجرای طرح
۲۶	۶-۳- برآورد نیروی انسانی مورد نیاز به تفکیک تخصص و تجربه و تهییه چارت سازمانی با ذکر کلی وظایف و مسئولیت‌های هر پست سازمانی
۲۷	۷-۳- بررسی اجمالی تکنولوژی و روش‌های تولید و عرضه محصول در استان، کشور و مقایسه آن با سایر کشورها
۲۷	۸-۳- تعیین نقاط ضعف و قوت تکنولوژی محصول تولیدی با توجه به شهرستان پیشنهادی
۲۸	۹-۳- ارائه برنامه زمان‌بندی (گانت چارت) اجرای طرح
۲۸	۴- بررسی محل اجرای طرح
۲۹	۱-۴- دسترسی به منبع تأمین مواد اولیه در شهرستان پیشنهادی
۲۹	۲-۴- دسترسی به مکان‌های عرضه و توزیع محصولات
۲۹	۳-۴- دسترسی به نیروی انسانی مورد نیاز (متخصص و اپراتوری)
۲۹	۴-۴- دسترسی به نیازهای تأسیساتی (برق، آب، گاز، تلفن)
۳۰	۵-۴- مسایل زیست محیطی و محدودیت‌های موجود

صفحه (۴)	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی



واحدهای صنعتی امیرکبیر

معاونت پژوهشی

مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی

تولید هگزان نرمال خوارکی



شرکت شهرک‌های صنعتی کوهگلیویه و بویراحمد

صفحه	عنوان
۳۰	۵- وضعیت حمایت‌های اقتصادی و بازرگانی
۳۰	۱-۵- وضعیت حمایت‌های اقتصادی بازرگانی و حمایت‌های مالی بانک‌ها و شرکت‌های سرمایه‌گذار
۳۱	۲-۵- بررسی امکان برخورداری از طرح‌های حمایتی دولت و استفاده از معافیت‌های عوارض دولتی
۳۱	۳-۵- تجزیه و تحلیل مالی شامل: سود و زیان، ترازنامه، گردش وجود و شاخص‌های مالی طرح (نرخ بازده داخلی، دوره برگشت سرمایه، خالص ارزش فعلی، دوره وصول مطالبات، نسبت‌های مالی)
۴۵	جمع‌بندی: تجزیه و تحلیل، جمع‌بندی و پیشنهاد نهایی در مورد احداث واحدهای جدید با توجه به شهرستان پیشنهادی
۴۷	۶- منابع و مأخذ

صفحه (۵)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
	مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



۱- معرفی محصول

هگزان نرمال از سری هیدروکربن های آلیفاتیک می باشد که همانطور که از اسم آن مشخص است از شش کربن تشکیل شده است. فرمول شیمیایی این ترکیب به صورت زیر می باشد. $\text{CH}_3(\text{CH}_2)_4\text{CH}_3$. ایزومرهای هگزان با در واکنش های شیمیایی شرکت نمی کنند و غالبا به عنوان حلال خنثی در واکنش های آلی استفاده می شود؛ زیرا بسیار غیرقطبی هستند. این مواد همچنین از ترکیبات تشکیل دهنده بنزین و چسب های کفش می باشد. همچنین از آن به عنوان حلال برای استخراج روغن های خوراکی و همچنین تمیز کردن کفش، مبلمان استفاده می شود. در آزمایشگاه نیز هگزان برای استخراج نفت و آب از خاک پیش از تعیین کروماتوگرافی گاز و تجربه وزنی به کار می رود.

هگزان به طور عمده از پالایش نفت خام حاصل می شود. عموما از برش نفتا برای استحصال این ماده استفاده می شود. ترکیب درصد این برش به طور عمده وابسته به منبع نفت خام و روش پالایش آن است. محصولا صنعتی و متداول نفتا به طور عمده حاوی ۵۰ درصد وزنی از هگزان نرمال است. نقطه جوش این برش در حدود ۶۵ الی ۷۰ درجه سانتیگراد گزارش شده است.

برخی از خواص هگزان در زیر آمده است:

جدول (۱): برخی خواص فیزیکی هگزان

C_6H_{14}	فرمول شیمیایی
86.18 g/mol	جرم مولکولی
مایع بی رنگ	رنگ و حالت فیزیکی در دمای محیط
0.6548 g/ml	چگالی
-95 °C (178 K)	دمای ذوب
69 °C (342 K)	دمای جوش
غیر قابل حل	حالیت در آب
0.294 cP at 25 °C	ویسکوزیته

صفحه (۶)	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی



تولید هگزان نرمال خوراکی

۱-۱- نام و کد محصول (آیسیک ۳)، شماره تعریفه گمرکی، کاربرد و تشریح بازار هدف.

نام و کد آپسیک محصول

متداول‌ترین طبقه‌بندی و دسته‌بندی در فعالیت‌های اقتصادی همان تقسیم‌بندی آیسیک است. تقسیم‌بندی آیسیک طبق تعریف عبارت است از: طبقه‌بندی و دسته‌بندی استاندارد بین‌المللی فعالیت‌های اقتصادی. این دسته‌بندی با توجه به نوع صنعت و محصول تولید شده به هریک کدهایی دو، چهار و هشت رقمی اختصاص داده می‌شود. کدهای آیسیک مرتبط با صنعت تولید هگزان خوارکی در جدول (۲) ارائه شده است.

جدول (۲): کدهای آیسیک مرتبه با صنعت تولید هگزان خوارکی

ردیف	کد آیسیک	نام کالا
۱	۲۴۱۱۳۵۶۳	هگران
۲	۲۳۲۰۱۱۳۱	نفتا
۳	۱۵۱۴۱۲۳۲ - ۱۵۱۴۱۲۱۱	روغن های گیاهی مختلف

شماره تعریفه گمرکی

در داد و ستدهای بین‌المللی جهت کدبندی کالا در امر صادرات و واردات و مبادلات تجاری و همچنین تعیین حقوق گمرکی و غیره از دو نوع طبقه‌بندی استفاده می‌شود که عبارت است از طبقه‌بندی و نامگذاری براساس بروکسل و طبقه‌بندی مرکز استاندارد و تجارت بین‌المللی بر همین اساس در مبادلات بازار گانی خارجی ایران طبقه‌بندی بروکسل جهت طبقه‌بندی کالاهای استفاده می‌شود. در منابع موجود تعریفه گمرکی پرای صنایع مربوط به تولید هگزان نرمال خوارکه، ذکر نشده است.

-موارد کاربرد و تشریح بازار هدف

✓ استخراج روغن از دانه های گیاهی

این محصول به طور عمده برای استخراج روغن از دانه های گیاهی نظیر کنجد، بادام زمینی و پنبه استفاده می شود. این روغن های اکثرا در تولید روغن های خوارکی و به میزان کم در تولید صابون (به عنوان اسید چرب) به کار می رود.



✓ حلال واکنش دهنده ها؛ به خصوص در مورد واکنش های پلیمریزاسیون

هگزان با توجه به پایداری بسیار بالا از نظر شیمیایی و عدم واکنش با مواد شیمیایی، به عنوان یک حلال آلی مناسب برای مواد حاضر در محیط واکنش شناخته می شود.

✓ سایر مصارف

مصارف عمدۀ دیگری که هگزان نرمال در آن مصرف می شود عبارت است از آماده سازی چسب های لاستیک، صنایع نگهداری، تمیز کردن کفش و مبلمان و به عنوان محیط باربر مواد دارویی. البته هگزان نرمال با مشخصات ارائه شده در بخش قبل، با توجه به خلوص بالا و قیمت بالاتر، به طور عمدۀ برای استخراج روغن از دانه های روغنی استفاده می شود.

۲- بررسی و ارائه استاندارد ملی یا بین المللی

۲-۱-۱- اطلاعات زیست محیطی

۲-۱-۱-۱- هگزان نرمال



سمیت هگزان نسبتاً پایین است؛ با این حال به میزان کمی خاصیت بیهوش کنندگی دارد. تنفس غلظت‌های بالا برای مدت زیاد، باعث خواب آلودگی به همراه سردردهای متناوب و حالت تهوع می شود. مسمومیت مزمن که در کارگاه هایی که با هگزان سر و کار دارند، مشاهده شده است. علائم اولیه عبارتند از اختلال در حس لامسه به خصوص در بازو و زانوست، که به ضعف ماهیچه ها در این ناحیه منجر می شود. در اندک موارد حاد گزارش شده، اختلال در عملکرد ماهیچه ها و کاهش بینایی نیز گزارش شده است. امروزه اثر هگزان نرمال بر سیستم عصبی نیز به خوبی شناخته شده است. در کسانی که به مدت طولانی در معرض غلظت های بالا از هگزان نرمال، در حدود ۴۰۰ الی ۶۰۰ قسمت در میلیون، قرار گرفته اند؛ مواردی از تشنج های عصبی گزارش شده است. سمیت غیر عادی هگزان نرمال در مقایسه با سایر آلکان های موجب شده است صنایع شیمیایی هر جا که ممکن است این ماده را با هپتان نرمال جایگزین نماید.

۱۳۸۷	زمستان	مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی
صفحه (۸)		مجربی: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی



اثر هگزان به درستی بر انسان، هنوز مشخص نشده است. در سال ۱۹۹۴، هگزان نرمال در لیست مواد سمی (TRI) قرار گرفت. در اواخر قرن بیستم و اوپریل قرن بیست و یکم، انفجارهایی به احتراق هگزان نسبت داده شده است. با توجه به آتش گیر بودن این ماده بایستی موارد ایمنی را در کارخانه‌های تولیدکننده این ماده به دقت رعایت نمود. در سال ۲۰۰۱، اداره محیط زیست آمریکا قواعدی را برای کنترل میزان هگزان ساطع شده با توجه به سلطان زا بودن آن منتشر ساخت.

میزان مجاز از این ماده در محیط برای کارگزانی که در واحد پنج روز در هفته و هر روز هشت ساعت کار می‌کند، 50 ppm و یا 176 mg/m^3 تعیین شده است.

۲-۱-۲- بش نفتا

جدول (۳): برگه اطلاعات مربوط به ایمنی نفتا

نفتا	نام ماده
مایع بی‌رنگ با بوی خاص	مشخصات ظاهری
با عث سوزش می‌شود؛ صدمات پایدار به همراه ندارد.	خطرات
با عث سوزش گلو، حالت تهوع و سردرد می‌شود. در صورت تماس بلند مدت نیز با عث سلطان می‌شود.	تنفس
با عث درد معده و سرگیجه می‌شود	بعیدن
دستکش لاستیکی ضخیم، چکمه لاستیکی، لباس کار مقاوم در برابر مواد شیمیایی و ماسک تنفسی مخصوص	وسایل حفاظت فردی
با آب خنک فراوان به مدت ۵ دقیقه شستشو داده شده و پس از آن به درمانگاه انتقال داده شود.	چشم
محل آلوده شده را با آب و صابون به مدت حداقل ۵ دقیقه شستشو داده شود. در صورت ادامه تحريكات به پزشک مراجعه کنید.	پوست
مصدوم را به هوای آزاد برد. به او تنفس مصنوعی دهید. در صورت ادامه مشکل، سریعاً به درمانگاه منتقل شود	تنفس
در صورتی مقدار کمی از این بعیده شود، دهان را شستشو داده و در صورتی که مصدوم هوشیار است به او آب دهید.	بعیدن
در ظروف در بسته نگهداری و حمل گردد. در جای خنک، دور از حرارت، جرقه و یا شعله باز در محیط کاملاً بسته با تهویه مناسب نگهداری شود	شرایط حمل و نقل و نگهداری

صفحه (۹)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷
	مجربی: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی		



۲-۱-۲- مشخصات فنی

۱-۲-۱- هگزان نرمال

مشخصات هگزانی که به عنوان گرید خوراکی مطرح است به صورت زیر می باشد:

هگزان گرید خوراکی حاوی حدود ۵۰ درصد از هگزان نرمال و تقریبا همین میزان از سایر ایزومرهای هگزان است. میزان آروماتیک ها در این ترکیب بسیار ناچیز و در حدود یک درصد می باشد.

جدول (۴): مشخصات فنی هگزان گرید خوراکی

مقدار	روش آزمایش	واحد	مشخصه
0.675	ASTMD4052	Kg/l	چگالی در ۱۵ C
66	ASTMD1078	C	IBP
70	ASTMD1078	C	DP
7.38070	-	Kpa,C	ثابت آنتوان
2110.27	-	Kpa,C	ثابت آنتوان
362.200	-	Kpa,C	ثابت آنتوان
۱	-	حداکثر درصد حجمی	هیدروکربن های آروماتیک
۹۸.۵	-	حداقل درصد حجمی	هیدروکربن های اشباع
-30	IP 170	C	Flash Point
375	ASTM E659	C	دماهی خود اشتعالی
65	ASTM D611	C	نقطه آنیلین
31	ASTM D1133	-	مقدار Kauri-Butanol
<-50	ASTM D97	C	Pour Point
19	Du Nouy Ring	mN/m	کشش سطحی در ۲۰ C
0.49	ASTM D445	mm ² /s	ویسکوزیته در ۲۵ C
86	-	g/mol	جرم مولکولی

۲-۲-۱-۴- نفتا

همانطور که گفته شد، ترکیب درصد نفتا بستگی به نوع نفت خام و شیوه پالایش آن است. خوراک واحد هگزان بایستی نوعی از نفتا باشد که بر هیدروکربن های آلیفاتیک بخش عمده ای از آن را تشکیل دهد. در ادامه ترکیب درصد یک نوع نفتا ارائه شده است.

صفحه (۱۰)	زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی

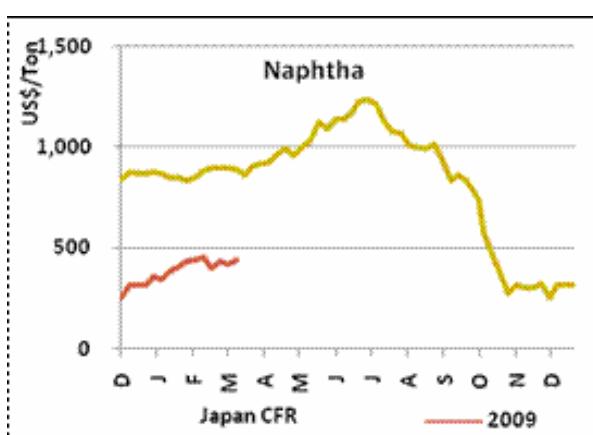


جدول (۵) : ترکیب درصد نوعی نفتا بر حسب درصد وزنی

>=10	۹	۸	۷	۶	۵	۴	کمتر از ۴
		2.6	3.1	5.5	11	0.9	-آلکانها-n
		2.6	3.4	8.3	12.1		-آلکانها-i
			4.7	7.7	7.1		نفتنهای
2.2	3.5	4.6	1.8	0.9			آروماتیکها
6.4	10.6	0.8	0.1	0.1			مشخص نشده
8.6	14.1	15.3	16.1	21.9	23.1	0.9	کل

۱-۳- بررسی و ارائه اطلاعات لازم در زمینه قیمت محصول تولیدی در داخل و خارج از کشور

قیمت جهانی از هگزان نرمال در دسترس نیست. ولی به خوبی مشخص است که قیمت این محصول تابعی از قیمت نفت است که آن نیز به صورت مستقیم وابسته به قیمت نفت خام است. نمودار زیر قیمت پیش بینی شده برش نفت را در سال ۲۰۰۹ در منطقه آسیا نشان می دهد. همانطور که ملاحظه می شود با توجه به آنکه انتظار می رود با بحران اقتصادی گستردگی تقاضا برای نفت و به تبع آن قیمت نفت خام کاهش یابد؛ قیمت نفت نیز در نتیجه کاهش می یابد.



۱-۴- اهمیت محصول تولیدی، کشورهای تولیدکننده و کشورهای مصرف کننده محصول

همانطور که پیش از این ذکر شد، دانشمندان اخیراً به این نتیجه رسیده اند که هگزان نرمال می تواند موجب سلطان شود. با توجه به اینکه از هگزان نرمال خوراکی برای استخراج روغن از دانه های روغنی

صفحه (۱۱)	مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی



استفاده می‌شد؛ بنابراین باقی ماندن حتی میزانی کم از این حلال در روغن می‌تواند خطرات زیادی به داشته باشد. به همین علت امروزه روش‌های دیگری نظیر استخراج روغن در حلال‌های فوق بحرانی مطرح شده اند که مشکل هگزان را ندارد. البته این روش‌ها هنوز اقتصادی نشده اند و امروزه در اکثر کارخانه‌های روغن سازی از هگزان نرمال برای استخراج روغن از دانه‌های روغنی استفاده می‌شود.

همچنین، هگزان یک ماده فرار آلی است که انتشار آن در هوای موجب آلودگی محیط زیست و بیماری انسان‌های در معرض می‌شود. به همین علت و با توجه به احتمال مبنی بر سلطان زا بودن این ماده، امروزه به دنبال راه‌های جایگزین برای استخراج روغن از دانه‌های روغنی هستند. همچنین هگزان با وجود اینکه درصد بالایی از روغن را از دانه روغنی استخراج می‌کند؛ ولی در برخی موارد استفاده از هگزان به طور غیر مستقیم باعث کاهش کیفیت روغن می‌شود. زیرا به منظور حذف کامل هگزان از روغن خوراکی بایستی آن را در دمایی بالاتر از 20°C حرارت دهیم. این دمایی بالا بر کیفیت برخی از انواع روغن تاثیر منفی می‌گذارد. با وجود همه این مسائل، به دلیل اینکه هنوز جایگزینی اقتصادی برای این ماده معروف نشده است، این ماده به خصوص در کشورهای جهان سوم به طور گسترده برای استخراج روغن از دانه‌های گیاهی به کار می‌رود. کلیه کشورهای تولیدکننده روغن گیاهی از این ماده برای استخراج روغن از دانه‌های گیاهی استفاده می‌کنند. بزرگترین مصرف کننده این ماده در آسیا، هند می‌باشد. البته هند، یه عنوان یکی از بزرگترین تولید کنندگان این ماده نیز در سطح دنیا شناخته شده است. در آسیا کشورهای چین، تایلند و ایران نیز از سایر تولیدکننده‌های عمدۀ این محصول به حساب می‌آیند. در ادامه آماری از مصرف و قیمت این محصول در هند آمده است:

سال	میزان مصرف (بر حسب کیلو لیتر)	قیمت (دلار در هر کیلو لیتر)
۲۰۰۳	۱۰۳۰۰	۳۴۵
۲۰۰۴	۱۲۲۰۰	۴۷۵
۲۰۰۵	۱۲۴۰۰	۶۱۹
۲۰۰۶	۱۲۵۰۰	۶۷۰



۲- وضعیت عرضه و تقاضا

۱-۲- بررسی ظرفیت بهره‌برداری و روند تولید، سطح تکنولوژی واحدهای تولیدی موجود ظرفیت اسمی، ظرفیت عملی و ذکر نام کشورها و شرکت‌های سازنده ماشین‌آلات مورد استفاده جهت تولید محصول

آمار و اطلاعات به دست آمده از مرکز آمار وزارت صنایع و معادن درخصوص ظرفیت واحدهای موجود و فعال تولید کننده هگزان در جدول زیر ارائه شده است.

جدول (۶): تولید کنندگان عمده هگزان نرمال در ایران

ردیف	نام کارخانه	نوع تولیدات	محل کارخانه	ظرفیت کارخانه (تن)
۱	شرکت شیمیایی فرشید رضا	هگزان	اصفهان	۵۰۰۰
۲	صنایع تولیدی مواد شیمیایی	هگزان	اصفهان	۸۰۰۰
۳	مجتمع شیمیایی زاهدین	هگزان نرمال(گرید خوراکی)	قم	۶۰۰۰
مجموع				۷۳۰۰

۲-۲- بررسی امکان صادرات محصولات طرح و روند صادرات در ۵ سال گذشته و برآورد میزان صادرات در آینده

همانطور که در بخش ۲-۳ گفته شده است، برای هگزان نرمال خوراکی کد تعریف ای مجزایی وجود ندارد؛ بنابراین نمی‌توان آماری از صادرات این محصول ارائه داد. البته با توجه به صحبت‌های انجام شده با مدیران واحدها، می‌توان ادعا کرد که کل محصول تولیدی در واحدهای داخل کشور در خود کشور مصرف می‌شود؛ و با توجه به بالاتر بودن نسبی قیمت تمام شده محصول داخلی مجازی برای صادرات آن به خارج از کشور وجود ندارد.

برای صادرات هگزان بایستی به میزان مصرف این ماده در منطقه دقت نمود. طبق آمار موجود در منطقه خاورمیانه و آفریقا که عموماً به عنوان بازار هدف برای تولیدات پتروشیمی مطرح می‌شوند؛ حدود هزار تن رونمایی تولید می‌شود. هگزان خوراکی مورد نیاز منطقه عموماً در خود کشور تولید می‌شود. (با توجه

صفحه (۱۳)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	زمستان ۱۳۸۷
	مجربی: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی	



به اینکه اکثر کشورهای منطقه دارای منابع عظیم نفت هستند و از پالایش آن برش نفتا حاصل می‌شود، اکثر کشورها هگزان مورد نیاز خود را تولید می‌کنند.) البته همانطور که اشاره شد، برای در دست گرفتن بازار رو به رشد خاورمیانه و اروپا، پتروشیمی طرحی برای احداث واحد استخراج هگزان به ظرفیت دو میلیون تن به عنوان پروژه‌ای ملی در نظر گرفته است.

۲-۳- بررسی روند واردات محصول تا پایان سال ۸۶

همانطور که قبلاً اشاره شد، کد تعریفه گمرکی مجازی برای هگزان نرمال و یا ایزو مردهای آن در نظر گرفته نشده است. همین مساله می‌تواند نشان دهد که صادرات و واردات این ماده ناچیز می‌باشد و بیشتر هگزان تولیدی در داخل کشور مصرف می‌شود. البته در صحبت‌هایی که با مدیران واحدهای تولیدکننده هگزان انجام شد؛ ادعا شد که واردات بی‌رویه هگزان نرمال با قیمت پایین از کشورهایی نظیر هند، تایلند و چین، موجب تعطیلی یا تولید با ظرفیت پایین واحد آن‌ها، شده است.

به نظر می‌رسد در صورتی که برنامه‌ای برای تولید هگزان نرمال خوراکی مد نظر است؛ ابتدا بایستی در مذاکراتی با وزارت بازارگانی خواستار تخصیص کد تعریفهای مجزا برای این کالا و همچنین افزایش حقوق گمرکی واردات این ماده شد.

۲-۴- بررسی روند مصرف محصول تولیدی

همانطور که پیش از این گفته شده، مصرف عمده هگزان نرمال در استخراج روغن از دانه‌های رغنی می‌باشد. بنابراین مصرف کننده عمده این ماده را می‌توان کارخانه‌های تولید روغن گیاهی نظیر روغن کنجد، پنبه و هسته انگور و نظیر این‌ها دانست. در ادامه تولیدکنندگان اصلی این روغن‌ها در ایران آمده است. در آمار وزارت صنایع و معادن کارخانه‌های متعددی برای کشت روغن از دانه‌های گیاهی ذکر شده است.

- در مورد کشت روغن از دانه پنبه جمعاً ظرفیت اسمی بالغ بر ۱۲۵۰۰۰ تن در سال ذکر شده است؛ بزرگترین واحد استخراج روغن از دانه پنبه در استان مازندران و در شهر بهشهر واقع است که این محصول را با ظرفیتی معادل ۸۷۵۰۰ تن در سال تولید می‌کند. سایر واحدهای تولیدکننده، کوچک هستند و در حد ۱۰۰۰ تن تولیدات خود را عرضه می‌کنند. این کارخانه‌ها به طور عمده در استان‌های خراسان رضوی، مرکزی و جنوبی واقع می‌باشند.

صفحه (۱۴)	زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



- روغن خام تخم آفتابگردان نیز در کشور با ظرفیتی معادل ۲۳۰۰۰ تن در سال تولید می شود. حدود ۷۲ درصد از این ظرفیت، معادل ۱۶۵۰۰ تن، در واحدی واقع در روبار به بازار عرضه می شود.
- روغن خام کنجد تنها در واحدی در جویبار با ظرفیتی معادل ۲۰۰۰ تن در سال تولید می شود.
- روغن خام کرچک در کشور با ظرفیتی معادل ۱۵۰۰۰ تن در سال تولید می شود. واحد عمده تولید کننده این محصول با ظرفیت هایی معادل ۱۰۰۰ تن در سال در رشت قرار گرفته است.
- روغن بادام نیز با ظرفیت ۱۶۰۰۰ تن در کشور تولید می شود که به طور عمده در واحدی در رشت با ظرفیتی معادل ۱۵۰۰۰ تن صورت می پذیرد.
- روغن خام سویا نیز به طور عمده در واحدی در سمنان با ظرفیتی معادل ۸۱۰۰۰ تن در سال تولید می شود.

در جدول زیر کارخانه های عمده تولید کننده این روغن ها به صورت خلاصه آمده است:

جدول (۷): برخی مصرف کنندگان عمده هگزان نرمال خوراکی در ایران

ردیف	نام کارخانه	نوع تولیدات	محل کارخانه	ظرفیت اسمی (تن در سال)
۱	بهشهر بهپاک	روغن از تخم پنبه	بهشهر	۸۷۵۰۰
۲	روغن کشی دانه ناب	روغن خام سویا	سمنان	۸۱۰۰۰
۳	روغن گتجه	روغن از تخم آفتابگردان	روبار	۱۶۵۰۰
۴	فراوری سبوس مازند	روغن کنجد	جویبار	۲۰۰۰

برای بررسی روند مصرف هگزان خوراکی بایستی میزان روغن گیاهی تولید شده در کشور را مورد بررسی قرار داد. طبق آمار موجود در وزارت صنایع و معادن روغن های حاصل از دانه های روغنی با ظرفیتی اسمی معادل ۲۳۰ هزار تن در سال تولید می شود. بر مبنای همین منابع، طرح های دارای مجوز با پیشرفت بیش از ۴۰ درصد نیز ظرفیت اسمی معادل ۱۳۰ هزار تن در کشور ذکر شده است. با توجه به رویکرد مردم به استفاده از روغن های گیاهی و رشد این صنعت، می توان چشم انداز مناسبی را برای رشد مصرف هگزان نرمال خوراکی در نظر گرفت.

صفحه (۱۵)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح های صنعتی	زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی
	مجربی: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی		



۲-۵- جمع‌بندی میزان عرضه و تقاضا و برآورد میزان کمبود یا سهم بازار هدف‌گذاری شده میزان هگزان مصرفی در فرایندهای استخراج روغن بسته به نوع فرایند استخراجی، میزان مجاز هگزان در روغن حاصل شده، روش بازیابی حلال متفاوت است. به عنوان مثال با استفاده از سایت‌های اینترنتی و پتنت‌های ارائه شده که از تکنولوژی به روز استفاده می‌کنند؛ به ازای هر تن از روغن استحصالی حدود یک کیلوگرم هگزان گرید خوراکی مصرف می‌شود.

در صحبت‌هایی که با صاحبان صنایع استخراج روغن از دانه‌های روغنی انجام شده با توجه به فرسوده بودن دستگاه‌ها و استفاده از تکنولوژی قدیمی، به ازای هر تن دانه روغنی ورودی، ۴ لیتر هگزان خوراکی استفاده می‌شود. با توجه به اینکه دانه‌های روغنی حاوی حدوداً ۲۰ درصد روغن می‌باشند؛ می‌توان گفت به ازای هر تن از روغن تولیدی، در حدود ۳۱ کیلوگرم هگزان خوراکی مصرف می‌شود.

. به این ترتیب می‌توان گفت در صورتی که کارخانه‌های تولید روغن در ۰/۶ ظرفیت اسمی خود کار کنند، نیاز فعلی کشور به این ماده در حدود ۵ هزار تن برآورد می‌شود.

همانطور که پیش از این اشاره شد، ظرفیت اسمی تولید داخل هگزان نرمال خوراکی در حدود ۷۳۰۰۰ تن است؛ بنابراین ظرفیت فعلی تولید هگزان برای مصارف داخلی کفايت می‌کند و بسیار بیشتر از آن می‌باشد. طبق آمار وزارت صنایع و معادن، ظرفیت کارخانه‌های تولید روغن گیاهی در شرف احداث، حدود ۱۳۰ هزار تن است، بنابراین به حدود ۴ هزار تن دیگر از این حلال نیاز است. بر طبق آمار ارائه شده حدود ۸۲ هزار تن هگزان نرمال نیز در برنامه تولید شرکت‌ها قرار گرفته است. با توجه به این مسائل و در نظر داشتن پروژه ۲ میلیون تنی شرکت صنایع توسعه پتروشیمی برای تولید هگزان، به نظر می‌رسد که بازار کافی برای هگزان تولیدی چه در داخل و چه در منطقه وجود نداشته باشد.

البته بایستی در نظر داشت که میزان تخمین مصرف نیز بسیار خوب‌بینانه و در حالت حداقلی در نظر گرفته شده است. زیرا در بسیاری از واحدهای استخراج روغن از روش‌های مکانیکی برای استخراج روغن استفاده می‌شود و استفاده از حلال تنها در کارخانه‌های جدیدالاحداث انجام می‌شود. بنابراین می‌توان گفت ظرفیت موجود در کشور برای تولید هگزان گرید خوراکی بسیار بیشتر از نیاز داخل می‌باشد.

مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷
مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی	صفحه (۱۶)	



۶-۲- بررسی و ارایه رویکرد و برنامه مناسب بازاریابی، تبلیغ، توزیع و فروش

برای اینکه بتوان در رقابت سنگین بازار موفق ظاهر شد و ارزش افزوده مناسب را بدست آورد باید موارد

بسیاری را در نظر گرفت که مهمترین آنها عبارتند از:

- امتیاز خوراک
- توانایی تولید در مقیاس بزرگ
- برخورداری از تکنولوژی مناسب
- بازاریابی صحیح و حفظ مشتری

برای تسلط بر بازار، می‌بایست در تمام موارد فوق صاحب قدرت بود، تنها در اختیار داشتن یک یا چند مورد کافی نبوده و در طول زمان، بازار را از دست تولید کننده خارج خواهد ساخت. لذا بررسی هر یک از این موارد و شناسایی نقاط ضعف و قوت در آن از ملزمات تسلط بر بازار می‌باشد. برای بدست آوردن موقعیت مناسب باید در کنار بازاریابی صحیح، جهت حفظ بازار نیز فعالیت زیادی وجود داشته باشد. در این زمینه توجه به موارد زیر الزامی است

- به کار بردن روش‌ها و ابتكارات در زمینه بازاریابی و ارائه بهتر خدمات
- قیمت‌گذاری مناسب
- توزیع سریع و آسان

در زمینه نظام توزیع، به خصوص هزینه و سرعت حمل و نقل، دو عامل مهم و قابل توجه می‌باشند. یک شرکت موفق، بایستی محل فعالیت خود و راههای حمل و نقل را به دقت انتخاب نموده و سپس نحوه رساندن سریع و کم هزینه کالا به مشتری را مورد بررسی قرار دهد.

به کار بستن تمهیدات جدید و ابتكارات در زمینه بازاریابی و فروش محصول امری است که در حال حاضر مورد توجه شرکت‌های بزرگ جهانی قرار گرفته است. به عنوان نمونه یکی از راهکارهای جالب که در نزد برخی شرکت‌ها است، روی آوردن به تحقیق و پژوهش موثر در بازارسازی به عنوان مثال یافتن کاربردهای جدید برای محصول تولیدی می‌باشد. طراحی نظام توزیع مناسب و ابتكارات مختلف بازاریابی و

زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
صفحه (۱۷)		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



به خصوص ارائه خدمات مناسب به مشتریان می‌تواند در جهت به دست آوردن و حفظ بازار کشورها بسیار مناسب باشد.

یکی از عوامل مهم کسب و حفظ بازار، برخورداری از تکنولوژی پیشتاز است. انتخاب تکنولوژی مناسب تولید به خصوص برای کشوری چون ما که تکنولوژی آن کاملاً وارداتی است، امری حیاتی برای کسب بازارهای جهانی است. پروژه‌های انتقال تکنولوژی در کشور نباید توسط مدیرانی ایجاد شوند که اطلاعات فنی لازم را نداشته و از مبانی "مدیریت تکنولوژی" بی‌خبرند.

۲-۷- تدوین برنامه تولید برای یک دوره ۵ ساله

اکثر صنایع در سال‌های اولیه احداث، دارای مشکلات فنی داخلی، مشکلات بازاریابی و ورود به صحنه رقابت می‌باشند. بنابراین راهاندازی طرح با ظرفیت اسمی در سال‌های اولیه امکان‌پذیر نمی‌باشد و بر این اساس در سال اول ۶۰ درصد ظرفیت اسمی، در سال دوم ۷۵ درصد ظرفیت اسمی، سال سوم ۹۰ درصد ظرفیت اسمی و از سال چهارم به بعد این واحد تولیدی با ظرفیت اسمی خود تولید خواهد نمود.

جدول(۸): میزان تولید و فروش پیش‌بینی شده برای طرح تولید هگزان نرمال خوراکی در سال)

سال چهارم ۱۰۰ درصد ظرفیت	سال سوم ۹۰ درصد ظرفیت	سال دوم ۷۵ درصد ظرفیت	سال اول ۶۰ درصد ظرفیت	محصول
۵۰۰۰	۴۵۰۰	۳۷۵۰	۳۰۰۰	هگزان نرمال خوراکی



۳- بررسی فنی و تکنولوژی

۱-۳- مطالعه و بررسی روش‌ها و تکنولوژی‌های روز تولید در دنیا و مقایسه و ارزیابی مزایا و معایب و انتخاب تکنولوژی مناسب (ارائه کلیات روش تولید، نمودار فرآیند عملیات OPC و نحوه کنترل کیفیت

همانطور که پیش از این اشاره شد، بسته به اینکه نفت خام از چه منبعی باشد و شیوه پالایش آن به چه صورت است، ترکیب درصد نفتا فرق می‌کند. با توجه به ترکیب درصد نفتا و اینکه آلیفاتیک باشد یا آروماتیک، اشباع باشد یا غیر اشباع شیوه استخراج هگزان از آن متفاوت است.

هیدروکربن‌های آروماتیک حداقل قدرت انحلال را دارند ولی از بعد سمیت و عملکرد، حلal‌هایی با میزان بنزن کم برای کاربردهایی نظیر استخراج روغن از دانه‌های روغنی، ساخت پلی الفین‌ها، جوهرهای چاپ و چسبنده‌های سطحی مناسب می‌باشد. سرعت تبخیر، رنگ و بو سایر مشخصه‌های مهم حلal هستند.

در فرایندهای استخراج، نقش حلal در واقع استخراج انتخابی یک ماده خاص از یک محصول یا ماده خام نظیر روغن‌های دانه‌های روغنی. برای صنایع غذایی و دارویی، حلal باقیتی عاری از هر گونه مواد سمی باشد. در فرایندهای شیمیایی، نقش حلal فراهم آوردن یک محیط خنثی برای واکنش و یا به عنوان حمل کننده کاتالیست مطرح می‌شود. در این فرایندها حلal باقیتی عاری از هر گونه هیدروکربن آروماتیک و همچنین گوگرد باشد. در فرایند استخراج هگزان از برش نفتا، ابتدا نفتا را حرارت می‌دهند. سپس آن را وارد یک برج تقطیر استخراجی می‌کنند. حلal استخراجی که می‌تواند DMF یا NMP باشد نیز به صورت خالص از مخازن جمع آوری و نگهداری وارد می‌شود. هگزان توسط حلal از برش مورد نظر جدا شده و از پایین برج خارج می‌شود. البته بسته به نوع ترکیب درصد ورودی، تعداد مراحل تعادلی متفاوت خواهد بود. در مرحله بعد، باقیتی حلal را به طور کلی از ماده استخراج شده بازیابی نمایند. بدین منظور بخشی به نام Solvent Recovery یا Solvent Extraction بازیابی حلal باقیتی آن را وارد یک برج دفع کرد. معمولاً فرایند دفع توسط بخشی از هگزان استخراج شده انجام می‌شود.

محصول واحد Hydrocracking، آروماتیک ناچیزی دارد. بنابراین معمولاً با جداسازی نفتای خروجی از این واحد، می‌توان حلالی بدون مواد آروماتیک و با دمای جوش مناسب به دست آورد. البته نفتای خروجی

صفحه (۱۹)	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



از hydrocracker، محصولی با ارزش است که در موارد مهم تری نظیر خوراک واحد Reforming یا شکست اتیلنی به کار می‌رود. گوگرد موجود در این نفتا معمولاً بیشتر از 1 ppm است؛ که علت آن ترکیب مجدد هیدروژن و گوگرد است. این میزان از گوگرد در گرید خوراکی و پلیمریزاسیون حلال‌ها غیرقابل قبول است. هیدروژناسیون کاتالیستی برش نفتا گزینه‌ای دیگر است. البته میزان سولفور موجود در این جریان‌ها نیازمند گوگردزدایی اولیه و همچنین کار در فشار بالاست. پنت‌های مختلفی فرایند هیدروژناسیون بنزن در راکتور ناهمگن در فاز مایع (U.S. Pat. No. 4,327,234) و در فاز گاز (U.S. Pat. No. 5,771,86) و همچنین در راکتور همگن U.S. Pat. No. 5,668,293 ارائه شده است. همچنین پنت‌هایی فرایند تقطیر کاتالیستی را شرح می‌دهد. (U.S. Pat. No. 6,084,141). همه‌ی این فرایندها وسیله‌ایست برای دستیابی به مشخصات بنزن به حدود ۱ درصد حجمی کاهش یابد. روش دیگری که برای تولید حلال‌ها فاقد هیدروکربن‌های آروماتیک استفاده می‌شود، استخراج حلال است.

پنت به شماره IN 168536 فرایند جداسازی هیدروکربن‌های C5-6 از هیدروکربن‌های آروماتیک در برش نفتا را که با استفاده از یک حلال و به صورت متقابل انجام می‌شود را شرح می‌دهد. البته برای دستیابی به غلظت‌های بسیار پایین هیدروکربن‌های آروماتیک که در هگزان گرید خوراکی مدنظر است، این فرایند بسیار گران قیمت است. همچنین پارافین‌های جداسده به روش استخراج حلال، قدرت حلالیت پایین‌تری به نسبت حلال‌هایی که با روش هیدروژناسیون تهیه شده‌اند دارد. زیرا نفتن حاصل از اشباع‌سازی برش نفتا، تا حدودی قدرت حلالیت آروماتیک‌های حذف شده را جبران می‌کند. همچنین، حلال حاصل از فرایند استخراج ممکن است به مشخصات مورد نظر برای کاهش درصد اولفین‌ها نرسد. آروماتیک زدایی با استفاده از جذب سطحی به کمک سیلیکاژل و آلومینا و کربن فعال شده نیز مطرح شده است. البته این روش در مقیاس‌های بزرگ اقتصادی نیست؛ زیرا این فرایند به احیا پیوسته کاتالیست نیاز دارد. clay‌های اسیدی نیز برای تولید حلال استفاده شده است. البته این روش تنها الفین‌ها را حذف می‌کند.

با توجه به آنچه گفته شد، بهترین روش برای تولید هگزان نرمال خوراکی، هیدروژناسیون برش نفتاست. در این روش آروماتیک‌های هگزان استخراج شده، کمتر از 20 ppm و گوگرد آن کمتر از 1 ppm و عاری از هر نوع هیدروکربن غیر اشباع است. این فرایند از بخش‌های زیر تیکیل شده است:

- حرارت دادن خوراک نفتا به دمایی در حدود ۷۰ الی ۱۸۰ درجه سانتیگراد

- افزودن میزان استوکیومتری از هیدروژن در فشاری در حدود ۵ الی ۳۰ بار

زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
صفحه (۲۰)		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



- عبور مخلوط خوراک و هیدروژن از راکتوری حاوی کاتالیست نیکل بر پایه آلومینا

- حذف هر گونه هیدروژن اضافی به منظور استحصال حلال پارافینی با گردید خوراکی

درصد آروماتیک در خوراک این واحد بهتر است کمتر از ۲۰ درصد وزنی باشد. به همین جهت بهترین خوراک برای این واحد، محصول واحد استخراج BTX است.

واکنش در راکتور لوله ای بستر ثابت انجام می شود. همانطور که اشاره شد از فلزات گروه هشت بر پایه یک ترکیب خنثی به عنوان کاتالیزور استفاده می شود. به طور معمول از کاتالیست نیکل بر پایه آلومینا استفاده می شود. میزان نیکل در حدود ۱۰ الی ۷۰ درصد وزنی است. سطح فیزیکی ماده پایه پس از اشباع نیکل در حدود ۱۲۰ الی ۲۰۰ متر مربع به ازای گرم می باشد. حجم حفره کاتالیست ۰.۲-۰.۳ cc/gm است. درون راکتور اکسید نیکل در حضور هیدروژن و در دمای ۴۰۰ درجه سانتیگراد به فرم فعال آن یعنی نیکل تبدیل می شود.

در صورتی که خوراک واحد مرطوب باشد می توان برای حذف رطوبت از بسترهای مولکولی استفاده کرد. در صورتی که خوراک واحد گوگرد بیشتر از ۵۰ ppm داشته باشد، می توان از فرایندهای جذب سطحی برای کاهش میزان گوگرد استفاده کرد . در کاربرد، هیدروژن به میزانی بیشتر از مقدار استوکیومتری واکنش می شود. در انتهای نیز بایستی هیدروژن واکنش نداده در یک مخزن از محصول جدا شود.



تصویری از یک واحد استخراج روغن

زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
صفحه (۲۱)		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



۲-۳- بررسی وضعیت طرح های جدید و طرح های توسعه در دست اجرا از نظر تعداد، ظرفیت، محل اجرا، میزان پیشرفت فیزیکی و سطح تکنولوژی و سرمایه گذاری های انجام شده اعم از ریالی و ارزی با توجه به شهرستان پیشنهادی و مقایسه با دیگر کشورها طرح های زیر نیز، طرح هایی هستند که در کشور و از طرف وزارت صنایع و معادن برای آنها مجوز فعالیت صادر شده است.

جدول (۹): تعداد و ظرفیت طرح های با ۲۰ درصد پیشرفت فیزیکی در صنعت تولید هگزان

نام کالا	تعداد طرح های با درصد پیشرفت فیزیکی ۲۰ درصد	ظرفیت تولید	واحد کالا
هگزان نرمال	۳	۸۲۰۰۰	تن

جدول (۱۰): تعداد و ظرفیت طرح های بالای بین ۶۰ تا ۲۰ درصد پیشرفت فیزیکی در صنعت تولید هگزان

نام کالا	درصد پیشرفت فیزیکی بین ۶۰ تا ۲۰	ظرفیت تولید	واحد کالا
هگزان نرمال	۱	۳۵۰	تن

جدول (۱۱): تعداد و ظرفیت طرح های بین ۶۰ تا ۱۰۰ درصد پیشرفت فیزیکی در صنعت تولید هگزان

نام کالا	تعداد طرح های با درصد پیشرفت فیزیکی بین ۶۰ تا ۱۰۰ درصد	ظرفیت تولید	واحد کالا
-	-	-	-

در برنامه های توسعه شرکت پتروشیمی نیز احداث واحدی با ظرفیت معادل ۲ میلیون تن در سال برای استحصال هگزان در نظر گرفته شده است. البته این طرح هنوز در مراحل ابتدایی (أخذ مجوز و جذب سرمایه) قرار گرفته است. با توجه به آنچه توسط مسئولین شرکت عنوان شده، رویکرد این واحد صادراتی خواهد بود.

با توجه به اینکه قریب به اتفاق طرح های ذکر شده در مراحل ابتدایی خود قرار دارند، نمی توان در مورد تکنولوژی استفاده شده در آن ها اظهار نظر کرد.

مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷
مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی		صفحه (۲۲)



۳-۳- تعیین چگونگی و منبع تأمین ماشین‌آلات و تجهیزات دانش فنی مورد نیاز

همانطور که از در بخش بررسی فنی واحد تولید هگزان نرمال خوراکی عنوان شد؛ واحد به تجهیز پیچیده‌ای نیاز ندارد و اکثر آن‌ها نظیر مخازن نگهداری مراد، مبدل‌های حرارتی و راکتور توسط کارخانه‌های متعددی در داخل ایران تولید می‌شود. کارخانه‌هایی نظیر ماشین سازی اراک، آذرآب، تهران مبدل، خانیران و شرکت‌هایی نظیر این‌ها که این تجهیزات را می‌توان از آن‌ها فراهم کرد. با توجه به ارزان بودن نسبی مواد اولیه این‌ها که این تجهیزات را می‌توان از آن‌ها فراهم کرد. با توجه به ارزان بودن تولید کننده‌های خارجی بسیار به صرفه‌تر است.

۳-۴- برآورد مواد اولیه نیاز در شهرستان پیشنهاد شده

عمده ماده اولیه مورد نیاز این واحد برش نفتاست. بهتر است برش حاصل از نفت خام سبک باشد. این برش امروزه با ظرفیتی در حدود ۳۵۰ هزار تن در سال در پتروشیمی بوعلی سینا و با ظرفیت معادل ۱ میلیون تن در پالایشگاه آبادان تولید می‌شود. هیدروژن به عنوان خوراکی دیگر برای این‌ها احتمال مطرح است که آن نیز با با ظرفیتی معادل ۳۵۰۰۰ تن در پتروشیمی امیرکبیر و ۲۷۴۰۰ تن در باتری سازی نیرو واقع در شهریار، تولید می‌شود. البته با توجه به طرح احداث واحد پتروشیمی برای گچساران و احتمال استحصال گاز سنتر (Co_2H_2)، می‌توان هیدروژن را از این گاز استخراج نمود.

با توجه به اینکه این مطالعه امکان‌سنجی مبنای جغرافیای منطقه کوهگلوبه و بویراحمد در نظر گرفته شده است، برای تأمین مواد اولیه می‌توان محصولات مورد نظر را توسط خطوط انتقال به این استان انتقال داد. البته چنانچه پتروشیمی گچساران افتتاح شود، با توجه به اینکه برش نفتا یکی از محصولات اصلی این واحد است می‌توان از آن به منظور خوراک این واحد استفاده نمود.

۳-۵- برآورد نیازهای تأسیساتی (آب، برق، گاز، امکانات مخابراتی و دسترسی به راه‌های ارتباطی (راه، فرودگاه، راه‌آهن، بندر و ...)) با توجه به موقعیت شهرستان پیشنهاد شده جهت اجرای طرح

با توجه به اینکه واحد در شهرک صنعتی گچساران احداث می‌شود، امکاناتی از قبیل آب، برق و گاز در اختیار واحد احتمالی قرار خواهد گرفت. از لحاظ راه نیز با توجه به واقع شدن این واحد در مناطق مرکزی ایران و رویکرد داخلی واحد، هیچ مشکلی در این زمینه وجود ندارد. از گاز به منظور گرمایش و برای مصارف عمومی استفاده می‌شود. در ابتدا برای احداث واحد، بایستی حق انشعابی برای این منابع پرداخت

صفحه (۲۳)	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
	مجربی: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی		



پتروشیمی احداث شود، دیگر نیازی به احداث واحدی جداگانه برای تامین بخار و آب فرایندی مورد نیاز نیست و می‌توان این دو را از واحد یوتیلیتی پتروشیمی دریافت نمود. در ادامه میزان آب و برق مورد نیاز در این طرح محاسبه می‌شود.

الف - تأسيسات برق

اساسی ترین و زیربنایی ترین تأسیسات هر واحد صنعتی، تأسیسات برق می باشد؛ زیرا تقریباً همه دستگاه های اصلی خط تولید نیاز به برق دارند. از طرفی نیروی برق، تأمین کننده انرژی مربوط به سایر تأسیسات و همچنین روشنایی کارخانه خواهد بود. به منظور بررسی تأسیسات برق مورد نیاز واحد، ابتدا مقدار برق مصرفی هر یک از بخش های تولیدی، محوطه، تأسیسات و ... برآورد می گردد، سپس تأسیسات مورد نیاز تأمین آن معرفی خواهد شد.

برق مورد نیاز خط تولید

برق مصرفی خط تولید، بخش عمده‌ای از برق مورد نیاز کارخانه می‌باشد. در این بخش با توجه به کاتالوگ دستگاه‌ها، حداکثر برق مورد نیاز هر دستگاه استخراج شده، در تعداد دستگاه ضرب می‌شود. مجموع این مقادیر، برق خط تولید را تشکیل می‌دهد که حدود ۴۰۰۰۰ کیلووات می‌باشد.

برق و شنايد ساختمان ها و محوطه

به منظور برآورد برق مورد نیاز ساختمان‌ها تخمینی از مقدار برق بر حسب مساحت ساختمان‌ها زده می‌شود. برای هر متر مربع زیربنای سالن تولید، ساختمان‌های اداری، رفاهی و خدماتی به طور متوسط ۲۰ وات برق در نظر گرفته می‌شود. همچنین برای هر متر مربع مساحت انبارها و تأسیسات ۱۰ وات منظور می‌گردد. بنابراین با توجه به مساحت ساختمان‌ها که به تفضیل در بخش (۵) به بحث پیرامون آن پرداخته شد، ۵۰ کیلووات برای روشنایی ساختمان‌ها، برق پیش‌بینی می‌گردد.

ب- محاسبہ میزان مصرف آب

آب مورد نیاز در این واحد شامل آب مصرفی خط تولید، بهداشتی و آشامیدنی و آبیاری فضای سبز می‌باشد. مصرف آب آشامیدنی و بهداشتی در این واحد به ازای تعداد پرسنل و با در نظر گرفتن سرانه ۱۳۵

۱۳۸۷ زمستان	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
صفحه (۲۴)		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



لیتر محاسبه شده است . به منظور تامین آب مورد نیاز فضای سبز و آبیاری محوطه، به ازای هر متر، یک لیتر در روز در نظر گرفته میشود. میزان آب مصرفی روزانه واحد مطابق جدول زیر ارائه شده است.

جدول(۱۲): برآورد میزان آب مصرفی روزانه

توضیحات	میزان آب مصرفی (متر مکعب در روز)	واحد مصرف کننده
-	۴۰۰	آب فرایند تولید
بهداشتی و آشامیدنی	۱۵	ساختمان ها
آبیاری فضای سبز	۱	محوطه
-	۴۱۶	جمع

ج- تجهیزات حمل و نقل

به منظور انجام تدارکات واحد تولیدی پنج دستگاه خودروی سبک پیش بینی می گردد و همچنین سه دستگاه مینی بوس جهت ایاب و ذهاب در نظر گرفته می شود. به منظور جابجایی مواد اولیه و محصول نیز دو دستگاه لیفتراک جهت کار در انبارهای مواد اولیه و محصول در نظر گرفته می شود.

د- محاسبه مصرف سوخت

موارد مصرف سوخت در واحدهای صنعتی شامل سوخت مصرفی به منظور تامین بخار و حرارت مورد نیاز فرآیند، گرمایش ساختمانها و سوخت و سایل حمل و نقل میباشد. سوخت مصرفی سیستم گرمایش با توجه به مساحت فضاهای تولید و آزمایشگاه، اداری، و خدماتی محاسبه میشود . به این ترتیب که به طور متوسط برای آب و هوای معتدل به ازای یکصد متر مربع مساحت ۲۵ لیتر گازوئیل در نظر گرفته میشود . بنابراین با توجه به مساحت بناهای موجود (۲۵۰۰ متر مربع)، سوخت مصرفی تاسیسات گرمایش ۶۲۵ لیتر گازوئیل در هر شبانه روز خواهد بود . برای تامین سوخت و سایل نقلیه سنگین و سایر مصارف نیز ۵۰۰ لیتر گازوئیل در شبانه روز در نظر گرفته شده است.

زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی
صفحه (۲۵)		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی



۶-۳- برآورد نیروی انسانی مورد نیاز به تفکیک تخصص و تجربه و تهییه چارت سازمانی با ذکر کلی وظایف و مسئولیت‌های هر پست سازمانی

این واحد به طور مستقیم برای ۵۳ نفر شغل ایجاد می‌کند، که از این افراد در حدود ۳۰ نفر کارگر ماهر و یا تکنیسین ماهر هستند. به منظور تربیت این افراد در هزینه‌های پیش از راه اندازی مبلغی معادل ۵۰ میلیون ریال برای تربیت نیروی انسانی ماهر در نظر گرفته شده است. به منظور تامین مهندسین لازم برای این پروژه نیز می‌توان از فارغ التحصیلان رشته‌های مهندسی شیمی دانشگاه‌های موجود در استان و به خصوص گچساران استفاده نمود. ترکیب نیروی انسانی و تخصص‌های مورد نیاز در این واحد تولیدی در جدول زیر ارائه شده است.

جدول (۱۲): تخصص و تجربه افراد مورد نیز در واحد تولیدی

ردیف	عنوان شغلی	شیفت کاری	تعداد در سه	تخصص و تجربه کاری مورد نیاز	وظایف و مسئولیت‌ها
۱	مدیر ارشد	۱	۱	کارشناسی یا کارشناسی ارشد رشته مهندسی صنایع، شیمی، مدیریت، بازرگانی و با تجربه حداقل ۱۰ سال فعالیت مرتبط	مدیر واحد
۲	مدیر واحدها	۲	۲	کارشناسی یا کارشناسی ارشد مهندسی صنایع، حسابداری و ... با تجربه حداقل ۵ سال فعالیت مرتبط	مدیر مالی و اداری مدیر فروش
۳	پرسنل تولیدی متخصص	۱۰	۱۰	کاردان و کارشناس شیمی، صنایع، برق و مکانیک با تجربه حداقل ۵ سال آشنایی با دستگاه‌های خط تولید	مهندس شیفت، تکنسین اپراتور، تکنسین آزمایشگاه
۴	کارگر ماهر	۲۰	۲۰	فوق دیپلم یا دیپلم برق، مکانیک، صنایع شیمیایی و پلیمر با تجربه ۳ سال تجربه مفید	کنترل فرآیند و اپراتور خط تولید
۵	کارگر ساده و خدماتی	۲۰	۲۰	دیپلم با الویت رشته‌های فنی حرفه‌ای و دارا بودن گواهی نامه رانندگی	انجام امور خدماتی



۳-۷- بررسی اجمالی تکنولوژی و روش‌های تولید و عرضه محصول در استان، کشور و مقایسه

آن با سایر کشورها

همانطور که پیش از این اشاره شده در داخل کشور سه واحد برای تولید هگزان نرمال گردید خوراکی وجود دارد. کارخانه‌های موجود در اصفهان در واقع یک مجتمع شیمیایی هستند. این مجتمع‌ها بر شرکت نفتا را به عنوان خوراک از پتروشیمی بوعی سینا خریده و با استفاده از روش‌های مختلف مواد گوناگون آن را استخراج می‌کنند. این واحدها از هیدروژناسیون بر شرکت نفتا استفاده می‌کنند. مزیت این روش آن است که به دلیل انجام در دمای نسبتاً پایین، کیفیت روغن تحت تاثیر قرار نمی‌گیرد. همچنین آروماتیک‌ها و الفین‌های هگزان تولید شده به طور کلی از آن حذف می‌شود.

مجتمع موجود در قم، حاضر به ارائه اطلاعات در مورد خط تولید نشد. ولی با توجه به صحبت‌های انجام شده می‌توان ادعا کرد، این شرکت از استخراج هگزان از بر شرکت نفتا با استفاده از NMP یا DMF استفاده می‌کند. بسته به اینکه میزان آروماتیک و اولفین خوراک چه میزان باشد، اقتصادی بودن این روش تعیین می‌شود. هر چه این میزان و همچنین پارافین‌های شش کربنه و ایزومرهای آن‌ها بیشتر باشد، بالطبع استفاده از این فرایند نسبت به هیدروژناسیون بر شرکت نفتا توجیه اقتصادی بیشتری پیدا می‌کند.

۳-۸- تعیین نقاط ضعف و قوت تکنولوژی محصول تولیدی با توجه به شهرستان پیشنهادی

همانطور که پیش از این گفته شد، خوراک اصلی واحد تولید هگزان گردید خوراکی، بر شرکت نفتا می‌باشد. طبق برنامه‌های ارائه شده توسط شرکت صنایع و معادن استان، برنامه‌ای برای تولید پتروشیمی گچساران در دست کار قرار گرفته است که یکی از محصولات عمده آن نفتا می‌باشد. این نفتا مزیت نسبی برای این منطقه برای احداث واحد ایجاد می‌کند. مزیت عمده دیگر محل انتخاب شده معافیت مالیاتی شرکت تا حدود ۱۰ سال می‌باشد.

زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
صفحه (۲۷)		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



۳-۹- ارائه برنامه زمان‌بندی (گانت چارت) اجرای طرح

جدول (۱۴): زمان‌بندی اجرای طرح از اخذ مجوز تا تولید صنعتی

ردیف	شرح عملیات										سال اول	سال دوم
	۱۲	۱۰	۸	۶	۴	۲	۱۲	۱۰	۸	۶	۴	۲
۱								*	*			
۲							*	*				
۳				*	*	*	*	*	*			
۴			*	*	*							
۵			*	*	*	*	*	*				
۶		*	*	*								
۷		*	*	*								
۸	*	*										
۹	*	*										

۴- بررسی محل اجرای طرح

در مورد مساله مکانیابی احداث واحد و یا طرح، مدل‌ها و روش‌های متعددی وجود دارد که پارامترهای بسیار مهم، اساسی و موثر در دستیابی به محل مناسب اجرای طرح دخالت می‌کنند. از مهمترین پارامترهای موجود در این رابطه می‌توان به موارد ذیل اشاره نمود:

- ۱- منابع آب کافی (جهت تامین آب فرایند و مصرف) و برق مورد نیاز
- ۲- نیروی انسانی (جمعیت متخصص کاری و اداری مورد نیاز جهت ایجاد اشتغال)
- ۳- دستیابی به منابع تامین مواد اولیه (پارامتر بسیار مهم در طرح‌های پتروشیمی)
- ۴- امکان تامین موارد تاسیساتی همچون برق و سوخت مورد نیاز
- ۵- محل عرضه محصول

در ادامه با توجه به شاخص‌های فوق و دیگر پارامترهای مؤثر، موقعیت جغرافیایی محل اجرای طرح مورد بررسی قرار می‌گیرد.

صفحه (۲۸)	زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی



۱-۴- دسترسی به منبع تأمین مواد اولیه در شهرستان پیشنهادی

همانطور که پیش از این اشاره شد، خوراک اصلی این واحد برش نفتا می‌باشد. این محصول با ظرفیتی در حدود ۱/۵ میلیون تن در پتروشیمی بوعلی سینا و پالایشگاه آبادان تولید می‌شود. می‌توان برای انتقال ماده اولیه از این مکان‌ها ماده‌ی اولیه را به محل احداث واحد منتقل کرد. البته با توجه به احداث پتروشیمی گچساران که برش نفتا یکی از محصولات اصلی آن می‌باشد، می‌توان خوراک را از این مجتمع پتروشیمی دریافت کرد؛ که در این صورت واحد احداث شده بسیار به صرفه‌تر خواهد بود. زیرا دیگر نیازی به تقبل هزینه‌های انتقال مواد از شهرستان دیگر به محل واحد نمی‌باشد.

۲-۴- دسترسی به مکان‌های عرضه و توزیع محصولات

همانطور که پیش از این اشاره شد، از هگزان نرمال گرید خوراکی به منظور استخراج روغن از دانه‌های گیاهی استفاده می‌شود. بنابراین مصرف کننده اصلی این محصول واحدهای تولید کننده روغن گیاهی می‌باشد. همانطور که در بخش مصرف کنندگان عمدۀ هگزان خوراکی به تفصیل توضیح داده شد؛ واحدهای تولید روغن در سراسر ایران پراکنده هستند. بنابراین با توجه به وسائل نقلیه سنگینی که برای واحد در نظر گرفته شده، مشکلی از لحاظ دسترسی به بازارهای هدف وجود ندارد.

۳-۴- دسترسی به نیروی انسانی مورد نیاز (متخصص و اپراتوری)

این واحد به طور مستقیم برای ۵۰ نفر شغل ایجاد می‌کند، که از این افراد در حدود ۲۰ نفر کارگر ماهر و یا تکنیسین ماهر هستند. به منظور تربیت این افراد در هزینه‌های پیش از راه اندازی مبلغی معادل ۵۰ میلیون ریال برای تربیت نیروی انسانی ماهر در نظر گرفته شده است. به منظور تامین مهندسین لازم برای این پروژه نیز می‌توان از فارغ التحصیلان رشته‌های مهندسی شیمی دانشگاه‌های موجود در استان و به خصوص گچساران استفاده نمود.

۴-۴- دسترسی به نیازهای تأسیساتی (برق، آب، گاز، تلفن)

با توجه به اینکه برنامه ریزی شده این واحد در نزدیکی پتروشیمی گچساران احداث شود؛ می‌توان از برق و آب فرایندی تولید شده در واحدهای تأسیساتی پتروشیمی به منظور تامین آب و برق مورد نیاز این

صفحه (۲۹)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
	مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



واحد استفاده کرد و نیازی به احداث واحدی جداگانه بدین منظور وجود ندارد. با توجه به اینکه واحد در شهرک صنعتی واقع شده از لحاظ دسترسی به گاز و تلفن نیز مشکلی وجود ندارد.

۴-۵- مسائل زیست محیطی و محدودیت های موجود

در ابتدای این مطالعه، مسائل مربوط به کار با هگزان و برش نفت آورده شده است. هر دو ماده به عنوان مواد بسیار سمی شناخته شده و بایستی از نشت مواد جلوگیری شود. میزان استاندارد این مواد در محیط بایستی از سارمان محیط زیست مکان احداث واحد استعلام شود.

با توجه به آنچه در بالا بیان شد و احداث واحد پتروشیمی گچساران طی سال های آتی و همچنین معافیت مالیاتی و ارزان بودن زمین در شهرک صنعتی گچساران، این مکان به عنوان محل مورد نظر برای احداث طرح در نظر گرفته می شود. البته چنانچه احداث پتروشیمی گچساران منتفی شود؛ بهتر است این واحد در منطقه اقتصادی بندرآمام و یا ماشهر تاسیس شود.

۵- وضعیت حمایت های اقتصادی و بازرگانی

۱-۵- وضعیت حمایت های اقتصادی بازرگانی و حمایت های مالی بانک ها و شرکت های سرمایه گذار حمایت های مالی واحد های تولیدی شامل اعطای تسهیلات بانکی و نحوه بازپرداخت آنها، همچنین معافیت های مالیاتی است که در صورت مناسب بودن آنها تسهیل در اجرای طرح می شوند و شرایط را برای سرمایه گذاری افراد کارآفرین مهیا می کند. در ادامه به برخی از این شرایط پرداخته می شود.

- یکی از تسهیلات بانکی مهم برای واحد های تولیدی، پرداخت وام بانکی بلند مدت تا ۷۰ درصد سرمایه گذاری ثابت توسط بانک های دولتی کشور است. این مقدار برای مناطق محروم در صورت استفاده از ماشین آلات خارجی تا ۹۰ درصد هم قابل افزایش می باشد.

نرخ سود تسهیلات ریالی بلند مدت در بخش صنعت ۱۰ درصد است که برای برخی از شرکت های تعاونی و واحد های احداث شده در مناطق محروم قسمتی از سود تسهیلات، توسط دولت به بانک ها به عنوان یارانه پرداخت می شود.

- مدت زمان بازپرداخت تسهیلات بانکی بلند مدت با توجه به ماهیت طرح تولیدی، نوع تکنولوژی و امکان صادر شدن محصول تا حداقل ۸ سال می باشد که امکان استفاده از دوره تنفس یک الی دو ساله بازپرداخت اقساط نیز وجود دارد.

صفحه (۳۰)	مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی	زمستان ۱۳۸۷
	مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی	



- یکی دیگر از تسهیلات بانک مهم، وام‌های بانکی کوتاه مدت (۶ الی ۱۲ ماهه) برای استفاده به عنوان سرمایه در گردش مورد نیاز برای انجام فرآیندهای تولید است که شبکه بانکی تا ۷۰ درصد آن را تأمین می‌کند. اخذ تسهیلات کوتاه مدت تا این میزان، منوط به جلب اعتماد بانک‌های عامل و سابقه مطلوب در انجام بازپرداخت تسهیلات دریافتی قبلی است.

۲-۵- بررسی امکان برخورداری از طرح‌های حمایتی دولت و استفاده از معافیت‌های عوارض دولتی

علاوه بر تسهیلات بانکی که برای احداث واحدهای تولیدی جدید وجود دارد، برای تشویق سرمایه‌گذاران و هدایت آنها به احداث کارخانجات در مناطق محروم، معافیت‌های مالیاتی در نظر گرفته شده است که برخی از آنها عبارتند از:

- ۱- معافیت مالیاتی تا ۱۰ سال برای اجرای طرح در مناطق محروم
- ۲- معافیت مالیاتی تا ۴ سال برای اجرای طرح در شهرک‌های صنعتی

با توجه به اینکه برنامه تولید در شهرک صنعتی گچساران و در نزدیکی پتروشیمی این شهر احداث می‌شود و با در نظر داشتن اینکه طبق اطلاعات موجود این شهرک صنعتی در نقاط محروم و توسعه نیافته قرار دارد؛ نظر به ماده ۱۳۲ قانون اصلاح مفادی از مالیاتهای مستقیم، به مدت ۱۰ سال و به طور ۱۰۰ درصد معاف از مالیات می‌باشد؛ بنابراین نیازی به مستهلک کردن دستگاه‌ها نیست و می‌توان هزینه استهلاک دستگاه‌ها را برابر صفر در نظر گرفت؛ در این صورت هزینه سالیانه کاهش می‌یابد.

۳-۵- تجزیه و تحلیل مالی شامل: سود و زیان، ترازنامه، گردش وجود و شاخص‌های مالی طرح (نرخ بازده داخلی، دوره برگشت سرمایه، خالص ارزش فعلی، دوره وصول مطالبات، نسبت‌های مالی)

در این بخش بررسی‌های پارامترهای مهم اقتصادی احداث یک واحد صنعتی تولید هگزان نرمال گردید خوراکی با حداقل ظرفیت اقتصادی نظیر؛ برآورد هزینه‌های ثابت و در گردش مورد نیاز واحد، نقطه سر به سر، سرانه سرمایه‌گذاری و ... انجام می‌گیرد. برای این منظور ابتدا برنامه سالیانه تولید واحد مورد نظر، بر

مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷
مجربی: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی	صفحه (۳۱)	



اساس مشخصات فنی ماشین‌آلات خط تولید، برآورد می‌شود که در جدول زیر ارائه شده است. لازم به ذکر است؛ تولید سالیانه بر اساس تعداد ۳ شیفت کاری ۸ ساعته برای ۳۰۰ روز کاری محاسبه گردیده است. در بخش بررسی بازار مصرف به تفصیل به میزان تخمین زده شده برای مصرف هگزان و میزان هگزان تولیدی در کشود پرداخته شده است. با توجه به آنچه در بخش فوق الذکر ارائه شده است، میزان تولید منطقی در حدود ۵۰۰۰ تن برآورد می‌شود.

جدول (۱۵): برنامه سالیانه تولید

کل ارزش فروش (میلیون ریال)	قیمت فروش واحد *(ریال)	ظرفیت سالیانه	واحد	شرح	٪
۶۰۰۰	۱۲۰.....	۵۰۰	تن	تولید ایزوپرن	۱
مجموع (میلیون ریال)					

* قیمت جهانی هگزان نرمال خوارکی به طور متوسط در حدود \$0.6/liter و با در نظر گرفتن چگالی 0.5 در حدود 1.2 \$/kg محاسبه می‌شود.

– اطلاعات مربوط به سرمایه ثابت طرح

سرمایه ثابت به آن دسته از دارائی‌ها اطلاق می‌شود که دارای طبیعتی ماندگار داشته که در جریان عملیات واحد تولیدی از آنها استفاده می‌شود. این دارائی‌ها شامل زمین، ساختمان، وسایل نقلیه، ماشین‌آلات تولید، تأسیسات جانبی و ... می‌باشد که در ادامه هریک از آنها برای واحد تولیدی ایزوپرن محاسبه می‌شود.

۱- هزینه‌های زمین و ساختمان‌سازی

برای محاسبه هزینه‌های تهیه زمین و ساختمان‌های مورد نیاز این واحد، لازم است اندازه بناهای مورد نیاز از قبیل؛ سالن تولید، انبارها، ساختمان‌های اداری، محوطه، پارکینگ و ... برآورد شود. سپس مقدار زمین مورد نیاز برای احداث بناها با در نظر گرفتن توسعه طرح در آینده، محاسبه شود. در جداول زیر مقدار زمین و انواع بناهای مورد نیاز، برآورد و هزینه‌های تهیه آنها محاسبه شده است.

صفحه (۳۲)	زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر- معاونت پژوهشی



جدول (۱۶): هزینه‌های زمین

ردیف.	شرح	بعضی	بعضی	بعضی
۱	زمین سالن‌های تولید و انبار	۳۰۰۰	۲۲۰/۰۰۰	۶۶۰
۲	زمین ساختمان‌های اداری، خدماتی و عمومی	۱۰۰۰	۱۰۰۰	۲۲۰
۳	زمین محوطه	۱۰۰۰		۲۲۰
۴	زمین توسعه طرح	۱۰۰۰		۲۲۰
	جمع زمین مورد نیاز (متر مربع)	۶۰۰۰	مجموع (میلیون ریال)	۱۳۲۰

جدول (۱۷): هزینه‌های ساختمان‌سازی

ردیف.	شرح	مساحت (متر مربع)	بهای هر متر مربع (ریال)	هزینه کل (میلیون ریال)
۱	سوله خط تولید	۱۰۰۰	۱/۷۵۰/۰۰۰	۱۷۵۰
۲	انبارها	۱۰۰۰	۱/۲۵۰/۰۰۰	۱۲۵۰
۳	ساختمان‌های اداری، خدماتی و عمومی	۵۰۰	۲/۵۰۰/۰۰۰	۱۲۵۰
۴	محوطه‌سازی، خیابان کشی، پارکینگ و فضای سبز	۱۰۰۰	۱۵۰/۰۰۰	۱۵۰
۵	دیوارکشی	۱۰۰۰	۳۰۰/۰۰۰	۳۰۰
	مجموع (میلیون ریال)			۴۷۰۰

۲- هزینه ماشین‌آلات و تجهیزات خط تولید

همانطور که در بخش بررسی فنی واحد گفته شد، تجهیزات این واحد عبارتند از یک مبدل حرارتی، دو راکتور موازی، یک مخزن جدا کننده، یک مخزن برای احیا کاتالیست و همچنین مخازن نگهداری مواد اولیه. همانطور که پیش از این اشاره شده، مشخصات واحد بستگی مستقیم به ترکیبات تشکیل دهنده خوارک (نفتا) دارد. برای تعیین ابعاد دستگاه‌ها، خوارکی با غلظت ارائه شده در بخش ۲-۱-۴ در نظر گرفته شد. الفین‌های ورودی نیز در حدود ۵ درصد از هر یک از ترکیبات تشکیل دهنده در نظر گرفته

صفحه (۳۳)	جزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی



شد. تعیین اندازه ابعاد به صورت تخمینی و با استفاده از نرم افزار HYSYS انجام شده است. برای تخمین قیمت نیز از نرم افزار Cap Cost استفاده شد. با توجه به اینکه درون واحد بایستی لوله کشی و اتاق کنترل و ... نیز تعییه شود، قیمت تخمین زده شده $1/5$ برابر در نظر گرفته شده است.

جدول (۱۸): هزینه ماشینآلات خط تولید

ردیف	شرح	قیمت واحد (دلار)	هزینه کل (میلیون ریال)
۱	تجهیزات درون محدوده عملیاتی	۴۵۰۰۰۰	۴۲۷۵۰
۲	هزینه حمل و نقل، خرید خارجی، نصب و راهاندازی (۱۰درصد کل)	۴۵۰۰۰	۴۲۷۵
	مجموع (میلیون ریال)		۴۷۰۲۵

۳- هزینه‌های تأسیسات

هر واحد تولیدی، علاوه بر دستگاه‌های اصلی خط تولید، جهت تکمیل یا بهبود فرآیندها، نیاز به تجهیزات و تأسیسات جانبی، نظیر؛ تأسیسات گرمایش و سرمایش، آب، برق، دیگ بخار، کمپرسور، تأسیسات اطفاء حریق و ... خواهد داشت. انتخاب این موارد با توجه به ویژگی‌های فرآیند و محدودیت‌های منطقه‌ای و زیستمحیطی انجام می‌گیرد. تأسیسات و تجهیزات مورد نیاز این طرح و هزینه‌های تهیه آن در جدول زیر ارائه شده است.

جدول (۱۹): هزینه‌های تأسیسات

ردیف	شرح	هزینه (میلیون ریال)
۱	تأسیسات سرمایش و گرمایش	۲۵۰
۲	تأسیسات اطفاء حریق	۷۰۰
۳	تأسیسات آب و فاضلاب	۳۰۰
	مجموع (میلیون ریال)	۱۲۵۰

صفحه (۳۴)	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی



۴- هزینه لوازم اداری و خدماتی

واحدهای اداری و خدماتی هر واحد تولید نیاز به لوازم و تجهیزات خاص خود را دارند که برای واحد تولید ایزوپرن در جدول زیر برآورد شده است.

جدول (۲۰): هزینه لوازم اداری و خدماتی

ردیف	شرح	تعداد	قیمت واحد (ریال)	جمع هزینه (میلیون ریال)
۱	میز و صندلی	۱۰	۱۵۰۰۰۰۰	۱۵
۲	دستگاه فتوکپی	۲	۲۰۰۰۰۰۰	۴۰
۳	کامپیوتر و لوازم جانبی	۱۰	۶۰۰۰۰۰۰	۶۰
۴	تجهیزات اداری	۱۰ سری	۱۰۰۰۰۰۰	۱۰
۵	خودرو سبک	۵	۱۵۰۰۰۰۰۰	۷۵۰
۶	خودرو سنگین	۵	۵۰۰۰۰۰۰۰	۲۵۰۰
مجموع (میلیون ریال)				۳۳۷۵

۵- هزینه های خرید حق انشعباب

هر واحد تولیدی برای شروع فعالیت و ادامه آن، نیاز به آب، برق، گاز، ارتباطات و ... دارد. در جدول زیر، هزینه خرید انشعباب های برق، گاز، تلفن براساس ظرفیت مورد نیاز واحد تولید ایزوپرن ارائه شده است.

جدول (۲۱): حق انشعباب

ردیف	شرح	واحد	ظرفیت موردنیاز	هزینه کل (میلیون ریال)
۱	گاز*	M ³	*	۱۰۰
۲	برق(سه فاز و تک فاز)	KWH	۴۰۰۰	۵۰۰
۳	آب	M ³	۱۵۰۰۰	۵۰۰
مجموع				۱۶۰۰

* از گاز تنها به منظور گرمایش و سرمایش محیط استفاده می شود؛ بنابراین انشعباب ۲ اینچی منطقی به نظر می رسد.

صفحه (۳۵)	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی
-----------	-------------	-------------	--



۶- هزینه‌های قبل از بهره‌برداری

هزینه‌های قبل از بهره‌برداری شامل مطالعات اولیه، اخذ مجوزها، هزینه‌های آموزش پرسنل و راهاندازی آزمایشی و... می‌باشد که در جدول زیر، برآورد شده است.

جدول (۲۲): هزینه‌های قبل از بهره‌برداری

ردیف	عنوان	هزینه (میلیون ریال)
۱	مطالعات اولیه و اخذ مجوزهای لازم	۵۰۰
۲	آموزش پرسنل	۵۰
۳	راهاندازی آزمایشی	۵۰۰
مجموع (میلیون ریال)		۱۰۵۰

با توجه به جداول فوق کلیه هزینه‌های ثابت مورد نیاز برای احداث طرح برآورد گردید که در جدول زیر به‌طور خلاصه کل سرمایه ثابت مورد نیاز طرح ارائه شده است.

جدول (۲۳): جمع‌بندی سرمایه‌گذاری ثابت طرح

ردیف	عنوان هزینه	هزینه (میلیون ریال)
۱	زمین	۱۳۲۰
۲	ساختمان‌سازی	۴۷۰۰
۳	تأسیسات	۱۲۵۰
۴	لوازم و تجهیزات اداری و خدماتی	۳۳۷۵
۵	ماشین‌آلات تولیدی	۴۷۰۲۵
۶	حق انشعاب	۱۶۰۰
۷	هزینه‌های قبل از بهره‌برداری	۱۰۵۰
۸	پیش‌بینی نشده (۵ درصد)	۳۰۱۶
مجموع (میلیون ریال)		۶۳۳۳۶

صفحه (۳۶)	زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی


هزینه‌های سالیانه

علاوه بر سرمایه‌گذاری مورد نیاز جهت احداث و راهاندازی واحد، یک سری از هزینه‌ها بایستی به صورت سالانه براساس تولید محصول انجام شود. این هزینه‌ها شامل تهیه مواد اولیه، نیروی انسانی، انرژی مصرفی، هزینه استهلاک تجهیزات، ماشین‌آلات و ساختمان‌ها، هزینه تعمیرات و نگهداری، هزینه‌های فروش محصولات، هزینه تسهیلات دریافتی، بیمه و ... می‌باشد. در جداول زیر هزینه‌های سالیانه هریک از این موارد برآورد شده است.

جدول (۲۴): هزینه سالیانه مواد اولیه

ردیف	شرح	واحد	محل تأمین	قیمت واحد		صرف سالیانه	قیمت کل (میلیون ریال)
				دلار	ریال		
۱	برش نفتای سبک	تن	پتروشیمی بوعلی سینا، پالایشگاه آبدان	-	۴۰.....	۱۷۰۰۰	۶۸۰۰۰
۲	هیدروژن	مترمکعب	باتری سازی نیرو، پتروشیمی امیرکبیر	-	۲۰۰۰	۱۶۰۰۰	۳۲۰
۳	برش نفتای سنگین*	تن	-	-	۳۵۰.....	۱۱۹۰۰	-۴۱۶۵۰
مجموع (میلیون ریال)							
۲۶۶۷۰							

* برش نفتای سنگین پس از استخراج هگزان از آن فروخته می‌شود؛ به همین جهت قیمت آن از مواد اولیه کسر شده است.

به منظور تخمین میزان مواد اولیه، ترکیب درصد برش نفتا مشابه بخش ۴-۲-۱ در نظر گرفته شده است. بدین ترتیب، حدود ۴۰ درصد از خوراک ورودی هیدروکربن‌های شش کربنی در نظر گرفته می‌شود. میزان هیدروژن لازم برای این واحد نیز با نسبت استوکیومتری و با در نظر داشتن اینکه این هیدروژن با هیدروکربن‌های آромاتیک و غیراشباع وارد واکنش می‌شود؛ تعیین شده است. همچنین در محاسبات اقتصادی فرض شده است که برش نفتا پس از استخراج هگزان موجود در آن، با قیمتی ارزان‌تر از آنچه خریداری شده (در حدود کیلویی ۳۵۰ تومان) به فروش می‌رسد.

صفحه (۳۷)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	گزارش نهایی
	مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی	



جدول (۲۵): هزینه سالیانه نیروی انسانی

ردیف	شرح	تعداد	حقوق ماهیانه (ریال)	حقوق و مزایای سالیانه معادل ۱۴ ماه (میلیون ریال)
۱	مدیر ارشد	۱	۸/۰۰۰/۰۰۰	۱۱۲
۲	مدیر واحدها	۲	۶/۰۰۰/۰۰۰	۱۶۸
۳	پرسنل تولیدی متخصص	۱۰	۴/۰۰۰/۰۰۰	۵۶۰
۴	کارگر ماهر	۲۰	۲/۷۵۰/۰۰۰	۷۷۰
۵	کارگر ساده و خدماتی	۲۰	۲/۴۰۰/۰۰۰	۶۷۲
جمع				
۲۳ درصد به عنوان هزینه بیمه پرسنل				
مجموع (میلیون ریال)				
۲۸۰۰				

جدول (۲۶): مصرف سالیانه آب، برق، سوخت و ارتباطات

ردیف	شرح	واحد	صرف روزانه	قیمت واحد (ریال)	تعداد روز کاری	هزینه سالیانه (میلیون ریال)
۱	برق مصرفی	KWH	۱۵۰	۴۰۰	۳۰۰	۲۰
۲	آب مصرفی	M ^۳	۵۰۰	۳۰۰	۳۰۰	۴۵
۳	بخارآب	Kg	۲۸۴۰	۲۲	۳۰۰	۱۸
مجموع (میلیون ریال)						۸۳

دقیق شود برای این واحد بخار با فشار حدود ۱۰ bar نیاز است. با توجه به اینکه در نظر گرفته شده این مجتمع در کنار پتروشیمی گچساران افتتاح شود؛ می‌توان بخار آب و آب فرایندی را از یوتیلیتی‌های این مجموعه فراهم کرد و دیگر نیازی به احداث واحدی جداگانه برای تولید برق و بخار و آب نمی‌باشد.


جدول (۲۷): استهلاک سالیانه ماشین‌آلات، تجهیزات و ساختمان‌های مورد نیاز

ردیف	شرح	هزینه (میلیون ریال)	نرخ استهلاک (%)	هزینه استهلاک (میلیون ریال)
۱	ساختمان‌ها، محوطه و ...	۴۷۰۰	۵	۲۳۵
۲	ماشین‌آلات خط تولید	۴۷۰۲۵	۱۰	۴۷۰۲
۳	تأسیسات	۱۲۵۰	۱۰	۱۲۵
۴	لوازم و تجهیزات اداری و خدماتی	۳۳۷۵	۱۵	۵۰۶
مجموع (میلیون ریال)				
۵۵۶۸				

جدول (۲۸): تعمیرات و نگهداری سالیانه ماشین‌آلات، تجهیزات و ساختمان‌های مورد نیاز

ردیف	شرح	هزینه (میلیون ریال)	نرخ تعمیرات و نگهداری (%)	هزینه تعمیرات و نگهداری (میلیون ریال)
۱	ساختمان	۴۷۰۰	۵	۲۳۵
۲	ماشین‌آلات خط تولید	۴۷۰۲۵	۵	۲۳۵۰
۳	تأسیسات	۱۲۵۰	۷	۸۸
۴	لوازم و تجهیزات اداری و خدماتی	۳۳۷۵	۱۰	۳۳۷
مجموع (میلیون ریال)				
۳۰۱۰				

جدول (۲۹): هزینه تسهیلات دریافتی

ردیف	شرح	مقدار (میلیون ریال)	نرخ سود (%)	سود سالیانه (میلیون ریال)
۱	تسهیلات بلند مدت	۴۴۳۳۵	۱۰	۴۴۳۳
۲	تسهیلات کوتاه مدت	۳۲۶۳	۱۲	۳۹۱
مجموع (میلیون ریال)				
۴۸۲۴				

صفحه (۳۹)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷
	مجربی: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی		



جدول (۳۰): هزینه‌های سالیانه

ردیف	شرح	هزینه سالیانه (میلیون ریال)
۱	مواد اولیه	۲۶۶۷۰
۲	نیروی انسانی	۲۸۰۰
۳	آب، برق، تلفن، سوخت و بخار	۸۳
۴	استهلاک ماشین آلات، تجهیزات و ساختمان‌ها	۵۵۶۸
۵	تعمیرات و نگهداری ماشین آلات، تجهیزات و ساختمان	۳۰۱۰
۶	هزینه تسهیلات دریافتی	۱۳۴۰۸
۷	هزینه‌های فروش (۲ درصد کل فروش)	۶۰۰
۸	هزینه بیمه کارخانه (۰/۳ درصد)	۶۰
	مجموع (میلیون ریال)	۵۲۱۹۹

- سرمایه در گردش مورد نیاز طرح

سرمایه در گردش به نقدینگی اطلاق می‌شود که برای تهیه مواد و ملزمات مورد نیاز در جریان تولید نظیر مواد اولیه، نیروی انسانی و ... هزینه می‌شود و بهطور کلی شامل سرمایه‌ای است که باید کلیه هزینه‌های جاری واحد تولیدی را پوشش دهد و لازم است در هر زمان در دسترس باشد. مقدار سرمایه در گردش بستگی به توان بازرگانی و مدیریتی واحد تولیدی دارد بهطور مثال اگر امکان دسترسی سریع به مواد اولیه در هر زمان وجود داشته باشد، نیاز کمتری به سرمایه برای تهیه آن است و بر عکس در صورت طولانی بودن فرآیند دسترسی به آن، سرمایه در گردش برای خرید افزایش می‌یابد چراکه لازم است مواد مورد نیاز برای زمان بیشتری سفارش داده شود.

به طور معمول حداقل سرمایه در گردش مورد نیاز، معادل ۲۰ الی ۲۵ درصد کل هزینه‌های جاری سالیانه واحد تولیدی (معادل هزینه‌های ۲ الی ۳ ماه) است. این مسأله برای مواد اولیه خارجی که ممکن است فرآیند سفارش، و خرید آن، طولانی، باشد دوازده ماه داشته باشد، نظر گرفته می‌شود تا سیک توقف خط تولید به علت

۱۳۸۷	زمستان	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر - معاونت پژوهشی	
		صفحه (۴۰)	



فقدان مواد اولیه کاهش یابد. در جدول زیر سرمایه در گردش مورد نیاز برای انجام مطلوب جریان تولید محصول محاسبه شده است.

جدول (۳۱): برآورد سرمایه در گردش مورد نیاز

ردیف	شرح	مقدار مورد نیاز	ارزش کل (میلیون ریال)
۱	مواد اولیه داخلی	۲ ماه	۴۴۴۵
۲	حقوق و مزایای کارکنان	۲ ماه	۴۰۰
۳	آب و برق، تلفن و سوخت و بخار	۲ ماه	۱۲
۴	تعمیرات و نگهداری	۲ ماه	۶۳۲
۵	استهلاک	۲ ماه	۹۲۸
۶	هزینه‌های فروش، بیمه، پیش‌بینی نشده	۳ ماه	۱۱۰
مجموع (میلیون ریال)			۶۵۲۷

- کل سرمایه مورد نیاز طرح

کل سرمایه مورد نیاز برای احداث واحد تولید هگزان نرمال گردید خوراکی شامل دو جزء سرمایه ثابت و سرمایه در گردش است که به‌طور خلاصه در جدول زیر ارائه شده است.

جدول (۳۲): سرمایه‌گذاری کل

ردیف	شرح	ارزش کل (میلیون ریال)
۱	سرمایه ثابت	۶۳۳۳۶
۲	سرمایه در گردش	۶۵۲۷
مجموع (میلیون ریال)		۶۹۸۶۳

صفحه (۴۱)	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	زمستان ۱۳۸۷
	مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی	



برای تأمین سرمایه مورد نیاز طرح، از تسهیلات بلندمدت (۵-۲ ساله) برای تأمین ۷۰ درصد سرمایه ثابت مورد نیاز و از تسهیلات کوتاه مدت (۱۲-۶ ماهه) برای تأمین ۵۰ درصد سرمایه در گردش مورد نیاز استفاده می‌شود.

جدول (۳۳): نحوه تأمین سرمایه

سهم سرمایه‌گذاران (میلیون ریال)	تسهیلات بانکی		مبلغ (میلیون ریال)	نوع سرمایه
	مقدار (میلیون ریال)	سهم (درصد)		
۱۹۰۰۰	۴۴۳۳۵	۷۰	۶۳۳۳۶	سرمایه ثابت
۳۲۶۳	۳۲۶۲	۵۰	۶۵۲۷	سرمایه در گردش
۲۲۲۶۳	۴۷۶۰۰	مجموع (میلیون ریال)		

- شاخص‌های اقتصادی طرح

پس از ارائه جداول مالی سرمایه، هزینه و درآمد، جهت بررسی بیشتر مسائل اقتصادی طرح، لازم است شاخص‌های مهم مرتبط، از قبیل؛ قیمت تمام شده، سود ناخالص سالیانه، نرخ برگشت سرمایه، مدت زمان بازگشت سرمایه، درصد تولید در نقطه سر به سر، درصد سرمایه‌گذاری ارزی به سرمایه‌گذاری کل، سرانه سرمایه‌گذاری ثابت و ... برای مقاضیان سرمایه‌گذاری طرح تولید هگزان نرمال خوراکی محاسبه شود که در ادامه ارائه می‌شود.

- قیمت تمام شده:

$$\frac{\text{هزینه سالیانه}}{\text{مقدار تولید سالیانه}} = \frac{\text{قیمت تمام شده واحد کالا}}{\text{قیمت تمام شده واحد کالا}} \Rightarrow \frac{۴۶۶۳۱\ldots}{۵\ldots} = ۹۳۲۶$$

ریال ۹۳۲۶ = قیمت تمام شده واحد کالا

- سود ناخالص سالیانه:

ریال ۱۳۹۸۹\ldots = سود ناخالص سالیانه ⇒ هزینه کل - فروش کل = سود ناخالص سالیانه

زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
صفحه (۴۲)		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی



- درصد سود سالیانه به هزینه کل و فروش کل:

$$\text{درصد } 30 = \frac{\text{سود ناخالص سالیانه}}{\text{درصد سود سالیانه به هزینه کل}} \times 100 \Rightarrow \frac{\text{سود ناخالص سالیانه}}{\text{هزینه کل تولید}} \times 100$$

$$\text{درصد } 23 = \frac{\text{سود سالیانه فروش کل}}{\text{درصد سود سالیانه به فروش کل}} \times 100 \Rightarrow \frac{\text{سود سالیانه فروش کل}}{\text{فروش کل}} \times 100$$

- سرمایه گذاری ثابت سرانه:

$$\text{ریال } 119500000 = \frac{\text{سرمایه گذاری ثابت سرانه}}{\text{تعداد کل پرسنل}} \Rightarrow \text{سرمایه گذاری ثابت سرانه} = \frac{\text{سرمایه گذاری ثابت}}{\text{تعداد کل پرسنل}}$$

- سرمایه گذاری کل سرانه:

$$\text{ریال } 131800000 = \frac{\text{سرمایه گذاری کل سرانه}}{\text{تعداد کل پرسنل}} \Rightarrow \text{سرمایه گذاری کل سرانه} = \frac{\text{سرمایه گذاری کل}}{\text{تعداد کل پرسنل}}$$

- محاسبه نقطه سر به سر:

برای محاسبه نقطه سر به سر لازم است هزینه های ثابت و متغیر تولید از یکدیگر جدا شود که در جدول زیر انجام شده است.

جدول (۳۴) : هزینه های ثابت و متغیر تولید

ردیف	شرح	هزینه (میلیون ریال)	هزینه ثابت (میلیون ریال)	هزینه متغیر (میلیون ریال)	درصد	هزینه متغیر
۱	مواد اولیه و بسته بندی	۲۶۶۷۰	۰	۲۶۶۷۰	۱۰۰	۲۶۶۷۰
۲	حقوق و دستمزد کارکنان تولیدی	۲۸۰۰	۷۰	۱۹۶۰	۳۰	۸۴۰
۳	آب، برق، تلفن و سوخت	۸۳	۲۰	۱۷	۸۰	۶۷
۴	تعمیر و نگهداری	۳۰۱۰	۲۰	۶۰۲	۸۰	۲۴۰۸
۵	استهلاک	۵۵۶۸	۱۰۰	۵۵۶۸	۰	-
۶	هزینه فروش	۶۰۰	۰	-	۱۰۰	۶۰۰
۷	بیمه کارخانه	۶۰	۱۰۰	۶۰	۰	-
۸	پیش‌بینی نشده	۶۰۰	۳۵	۲۱۰	۶۵	۳۹۰
جمع						۳۰۹۷۵

صفحه (۴۳)	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان سنجی مقدماتی طرح های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیر کبیر - معاونت پژوهشی



$$\frac{\text{هزینه ثابت}}{\text{هزینه متغیر تولید - فروش}} \times 100 = \frac{63336}{60000 - 30975} = 46 \text{ درصد}$$

- میزان فروش در نقطه سر به سر:

$$\frac{\text{هزینه ثابت}}{\text{هزینه متغیر}} = \frac{\text{میلیون ریال ۹۳۷}}{1 - \frac{\text{فروش کل}}{\text{هزینه متغیر}}} = 130.937$$

- سود ویژه (خالص):

برای محاسبه سود ویژه، از میزان سود ناخالص، مقادیر زیر کسر می‌شود:

- حقوق و دستمزد پرسنل اداری
- هزینه اداری فروش
- استهلاک

\Rightarrow سود ویژه قبل از کسر مالیات = ۹۹۶۹

- نرخ بازدهی سرمایه:

$$\frac{\text{سود ویژه قبل از کسر مالیات}}{\text{سرمایه‌گذاری ثابت طرح}} \times 100 = \frac{9969}{63336} \times 100 = 16 \text{ درصد}$$

$$\frac{\text{سرمایه‌گذاری ثابت طرح}}{\text{سود ویژه قبل از کسر مالیات}} = \frac{63336}{9969} = 6.3336 \text{ سال} = 5$$

- ارزش افزوده:

جدول (۳۵): محاسبه ارزش افزوده سالیانه

ردیف	عنوان	مبلغ (میلیون ریال)
۱	حقوق کارگران و کارمندان و هزینه‌های جنبی آن	۲۸۰۰
۲	استهلاک	۵۵۶۸
۳	هزینه‌های فروش و حمل و نقل	۶۰۰
۴	سود سالیانه در ظرفیت کل	۱۳۹۸۹
۵	سایر (۳/۵ درصد)	۸۰۴
جمع ارزش افزوده سالیانه		۲۳۷۶۱

صفحه (۴۴)	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
			مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی



جمع‌بندی:

تجزیه و تحلیل، جمع‌بندی و پیشنهاد نهایی در مورد احداث واحدهای جدید با توجه به شهرستان پیشنهادی

در ارائه نظر نهایی در رابطه با احداث واحد تولید هگزان نرمال خوراکی بایستی به مسائل و مواد متعددی توجه نمود که مهمترین آنها عبارتند از:

۱- اقتصادی بودن طرح

۲- در دسترس بودن مواد اولیه

۳- توجه به بازار مصرف

در بخش محاسبات اقتصادی طرح با توجه به محاسبات می‌توان گفت با توجه به قیمت تمام‌شده محصول، طرح سودآوری مناسبی دارد و بازگشت سرمایه آن نسبتاً "کوتاه مدت است. خوراک اصلی واحد تولید هگزان خوراکی برش نفتای سبک می‌باشد. البته بایستی دقت داشت که اقتصادی بودن واحد و روش انتخاب شده برای واحد، بستگی به ترکیب درصد خوراک ورودی دارد. در بخش مکان‌یابی طرح، نیز شهر گچساران با توجه به احداث واحد پتروشیمی در سال‌های آینده و اینکه یکی از محصولات اصلی این پتروشیمی، برش نفتا می‌باشد، می‌توان خوراک را به راحتی از این مجتمع دریافت کرد.

در بخش بررسی بازار مصرف به تفصیل به این موضوع پرداخته شد. همانطور که قبل اشاره شد، کاربرد اصلی هگزان نرمال گرید خوراکی، استخراج روغن از دانه‌های گیاهی می‌باشد. با توجه به آمار و ارقام استخراج شده از وزارت صنایع و معادن، مشخص شد که ظرفیت فعلی تولیدی هگزان خوراکی کشور بسیار بیشتر از نیاز کشور به این محصول است و تعدادی مجوز نیز برای احداث واحد تولیدی، صادر شده است. البته همانطور که در بخش روند مصرف ذکر شد با توجه به کارخانه‌های متعددی که برای تولید روغن گیاهی در دست احداث هستند و در آینده میزان مصرف هگزان افزایش خواهد یافت. با این وجود نمی‌توان چشم انداز روشی برای وجود بازار مناسب در آینده برای هگزان خوراکی در نظر داشت. علاوه‌بر این، با توجه

مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی	گزارش نهایی	زمستان ۱۳۸۷
مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی		صفحه (۴۵)



به طرح عظیم ملی شرکت توسعه صنایع پتروشیمی ایران که تولید هگزان را با ظرفیتی معادل ۲ میلیون تن در سال، در برنامه کاری خود قرار داده است و مجوزهای لازم را اخذ نموده است، پیش‌بینی می‌شود رقابت برای فروش محصول در آینده، افزایش یابد.

با توجه به موارد فوق و بررسی‌های انجام گرفته، توصیه می‌شود ابتدا وضعیت دقیق سایر طرح‌های در دست اجرای تولید هگزان خوراکی و همچنین طرح عظیم پتروشیمی مشخص گردد تا در صورت نیاز کشور به این محصول و به وجود آمدن بازار مناسب داخلی یا خارجی در آینده، تصمیم به صدور مجوز برای احداث واحد جدید و در نتیجه اختصاص اعتبارات بانکی و دیگر حمایت‌ها گرفته شود. چنانچه مقاضایان احداث واحدهای جدید، برای یافتن مصارف جدید و صادرات محصولات، در ابتدا برنامه‌ریزی نکنند، برای فروش محصول با مشکل مواجه می‌شوند. بنابراین برنامه‌ریزی در بخش صادرات این محصول از نیازهای مهم سرمایه‌گذاران برای در سال‌های آینده خواهد بود.



۶- منابع و مأخذ

- ۱- اداره کل اطلاعات و آمار وزارت صنایع و معادن.
- ۲- مرکز اطلاعات و آمار وزارت بازارگانی.
- ۳- کتاب "مقررات صادرات و واردات سال ۱۳۸۶"، انتشارات شرکت چاپ و نشر بازرگانی.
- ۴- پایگاه اطلاع‌رسانی مرکز آمار ایران.
- ۵- پایگاه اطلاع‌رسانی مرکز پژوهش‌های مجلس جمهوری اسلامی ایران.

۶- مرجع SRI

PEP Report ۷

- ۸- مطالعات امکان‌سنجی انجام شده در شرکت پایین‌دستی پتروشیمی ایران و جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر.
- ۹- سازمان صنایع کوچک و شهرک‌های صنعتی ایران.
- ۱۰- اینترنت.

زمستان ۱۳۸۷	گزارش نهایی	مطالعات امکان‌سنجی مقدماتی طرح‌های صنعتی
صفحه (۴۷)		مجری: جهاد دانشگاهی واحد صنعتی امیرکبیر- معاونت پژوهشی